

09926620

(12) DEMANDE INTERNATIONALE PUBLIÉE EN VERTU DU TRAITÉ DE COOPÉRATION
EN MATIÈRE DE BREVETS (PCT)

(19) Organisation Mondiale de la Propriété
Intellectuelle
Bureau international



(43) Date de la publication internationale
7 décembre 2000 (07.12.2000)

PCT

(10) Numéro de publication internationale
WO 00/73521 A1

(51) Classification internationale des brevets⁷: C22B 59/00,
60/02, 3/28, C07C 229/16, C01G 56/00, B01D 71/00,
G21F 9/06

(FR). PELLET-ROSTAING, Stéphane [FR/FR]; 2, allée
Marcel Achard, F-69100 Villeurbanne (FR). GOZZI,
Christel [FR/FR]; 10, rue de Bonald, F-69007 Lyon (FR).

(21) Numéro de la demande internationale:
PCT/FR00/01461

(74) Mandataire: THIBAULT, Jean-Marc; Cabinet Beau de
Loménie, 51, avenue Jean Jaurès, B.P. 7073, F-69301 Lyon
Cedex 07 (FR).

(22) Date de dépôt international: 29 mai 2000 (29.05.2000)

(81) États désignés (national): AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ,
BA, BB, BG, BR, BY, CA, CH, CN, CR, CU, CZ, DE, DK,
DM, DZ, EE, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID,
IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT,
LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NO, NZ,
PL, PT, RO, RU, SD, SE, SG, SI, SK, SL, TJ, TM, TR, TT,
TZ, UA, UG, US, UZ, VN, YU, ZA, ZW.

(25) Langue de dépôt: français

(84) États désignés (régional): brevet ARIPO (GH, GM, KE,
LS, MW, MZ, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZW), brevet eurasien
(AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), brevet européen
(AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU,
MC, NL, PT, SE), brevet OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM,
GA, GN, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

(26) Langue de publication: français

Publiée:

— *Avec rapport de recherche internationale.*

(30) Données relatives à la priorité:
99/06902 27 mai 1999 (27.05.1999) FR

En ce qui concerne les codes à deux lettres et autres abréviations, se référer aux "Notes explicatives relatives aux codes et abréviations" figurant au début de chaque numéro ordinaire de la Gazette du PCT.

(71) Déposants (pour tous les États désignés sauf US): UNIVERSITE CLAUDE BERNARD LYON I [FR/FR]; 43, Boulevard du 11 Novembre 1918, F-69622 Villeurbanne Cedex (FR). CNAM (CONSERVATOIRE NATIONAL DES ARTS ET METIERS) [FR/FR]; 292, rue Saint-Martin, F-75141 Paris Cedex 03 (FR).

(72) Inventeurs; et

(75) Inventeurs/Déposants (pour US seulement): GUY, Alain [FR/FR]; 1, rue Urgons, F-77135 Pontcarré (FR). FOOS, Jacques [FR/FR]; 33, rue Louis Scocard, F-91400 Orsay (FR). LEMAIRE, Marc [FR/FR]; 32, rue Michel Dupeuble, F-69100 Villeurbanne (FR). CHITRY, Frédéric [FR/FR]; 9, avenue Condorcet, F-69100 Villeurbanne

(54) Title: METHOD FOR SEPARATING IN AN AQUEOUS MEDIUM LANTHANIDES AND/OR ACTINIDES BY COMBINED COMPLEXING-NANOFILTRATION, AND NOVEL COMPLEXING AGENTS THEREFOR

(54) Titre: PROCEDE POUR SEPARER EN MILIEU AQUEUX DES LANTHANIDES ET/OU DES ACTINIDES PAR COMPLEXATION-NANOFILTRATION, ET NOUVEAUX COMPLEXANTS MIS EN OEUVRE DANS CE PROCEDE

WO 00/73521 A1

(57) Abstract: The invention concerns the separation of lanthanides and actinides by combined nanofiltration-complexing. The invention aims at providing an inexpensive, efficient and simple technique for separating lanthanides and actinides. The inventive method is characterised in that it consists in using amino polyacid ligands such as EDTA and DPTA for complexing the lanthanides and/or actinides, before separating them by nanofiltration. The invention also concerns novel amino polyacid ligands, except EDTA and DPTA. The invention is useful for producing rare earths or treating nuclear waste, in particular derived from recycling treatment processes of spent nuclear fuels.

(57) Abrégé: L'invention concerne la séparation des lanthanides et actinides par nanofiltration-complexation. Le but de l'invention est de satisfaire au besoin existant d'une technique de séparation des lanthanides et des actinides simple, performante et économique. Ce but est atteint par le procédé selon l'invention qui consiste à utiliser des ligands de type polyacides amines tels que l'EDTA et le DPTA, pour complexer les lanthanides et/ou les actinides, avant de les séparer par nanofiltration. L'invention concerne également de nouveaux ligands polyacides amines à l'exclusion de l'EDTA et du DPTA. Application à la production de terres rares ou au traitement de déchets nucléaires notamment ceux issus des opérations de traitement - recyclages des combustibles nucléaires usés.

THIS PAGE BLANK (USPTO)

**PROCEDE POUR SEPARER EN MILIEU AQUEUX DES LANTHANIDES
ET/OU DES ACTINIDES PAR COMPLEXATION-NANOFILTRATION, ET
NOUVEAUX COMPLEXANTS MIS EN OEUVRE DANS CE PROCEDE**

5 **DOMAINE TECHNIQUE :**

Le domaine de l'invention est celui de la séparation des terres rares ou lanthanides ainsi que des éléments radioactifs que sont les actinides.

10 L'enjeu économique et industriel de la séparation des lanthanides se situe notamment dans le cadre de l'extraction des lanthanides des minerais qui les contiennent et qui sont eux-mêmes issus de l'écorce terrestre. Par ailleurs, les lanthanides et les actinides sont présents dans les effluents radioactifs provenant de la combustion nucléaire. Il existe donc un intérêt économique et industriel crucial de pouvoir isoler sélectivement les lanthanides et les actinides.

15 La présente invention concerne donc un procédé pour séparer, en milieu aqueux, les lanthanides entre eux et/ou les lanthanides des actinides et/ou les actinides entre eux, ce procédé étant du type de ceux faisant intervenir des techniques de complexation-nanofiltration.

20 La présente invention a également pour objet l'application d'un tel procédé à la production de terres rares et au retraitement d'éléments combustibles nucléaires usés contenant des lanthanides et/ou des actinides.

La présente invention a également été propice à la mise à jour des nouveaux complexants sélectifs des lanthanides et des actinides.

25 **TECHNIQUE ANTERIEURE :**

Les lanthanides sont présents dans l'écorce terrestre à hauteur de 0,08 % en masse. L'abondance relative des lanthanides dans les minerais, qui peut varier de 50 % à 0,01 %, rend difficile la séparation des divers lanthanides entre eux, d'autant plus que ces éléments présentent des propriétés chimiques semblables. Actuellement, les principaux procédés de production des terres rares font appel à des traitements

hydrométallurgiques de minerais enrichis. Ces traitements comprennent les étapes suivantes :

- attaque des minerais par voie humide ;
- séparations et purifications des solutions obtenues mettant en œuvre des techniques de précipitation sélective [cas des terres rares à degré d'oxydation différent de (III)], parfois des techniques d'échange d'ions sur résine, mais principalement des techniques d'extraction par solvant.
- obtention des produits finis (oxydes, sels variés) ou bien élaboration de métaux par électrolyse de sels fondus à haute température ou encore par métallothermie.

Les terres rares, du fait de leur structure électronique particulière, trouvent des applications industrielles nombreuses et variées : métallurgie, catalyse, verre, optique, céramique, électronique,...

Les actinides relèvent quant à eux de l'industrie nucléaire. La nocivité 15 potentielle à long terme (supérieure à trois siècles) des déchets nucléaires issus des opérations de traitement-recyclage des combustibles des réacteurs électrogènes est principalement due à la présence de radionucléides à vie longue des éléments neptunium (²³⁷Np), americium (²⁴¹⁻²⁴³Am) et curium (²⁴³⁻²⁴⁵Cm), appelés actinides mineurs, par opposition aux actinides majeurs que sont l'uranium et le plutonium et 20 qui sont recyclés vers la fabrication de nouveaux combustibles.

Dans les effluents nucléaires de haute activité, on trouve des actinides mineurs et des lanthanides à l'état d'oxydation (III). Les lanthanides constituent environ un tiers des produits de fission et sont beaucoup plus abondants que les actinides mineurs (F 3 - 5 % p/p par rapport aux lanthanides). Il est donc nécessaire de les séparer, sachant que 25 le choix de ne pas générer de déchets solides secondaires conduit à ne retenir comme réactifs chimiques pour les nouveaux procédés, que des substances constituées uniquement de carbone (C), d'hydrogène (H), d'oxygène (O) et d'azote (N) et donc dégradables en gaz rejétés dans l'environnement à la fin de vie de ces réactifs dans les procédés.

L'extraction et la séparation des actinides mineurs, et plus particulièrement de Am et Cm dans les effluents de combustibles nucléaires usés contenant des produits de fission riches en terres rares, constitue donc un défi technologique majeur.

A l'instar des techniques de séparation en cours dans la production des terres rares à 5 partir de minerais, on met en oeuvre des techniques de précipitation ou d'extraction liquide/liquide pour isoler les actinides mineurs dans les effluents radioactifs riches en lanthanides. Ces techniques de précipitation ou d'extraction liquide-liquide ont pour inconvénient majeur de générer des déchets qu'il convient ensuite de traiter. Cela complique notamment les procédés et cela les affecte d'un lourd handicap 10 économique.

Il est par ailleurs connu de séparer le sodium, notamment du césium, dans des effluents aqueux provenant du retraitement d'éléments combustibles nucléaires usés. Ceci constitue l'objet du brevet français N° 2 731 831. Le procédé selon ce brevet 15 consiste à faire réagir les effluents aqueux radioactifs contenant du sodium parmi d'autres éléments radioactifs, avec des agents complexants comme par exemple l'acide EthylèneDiamineTétraAcétique (EDTA), des poly(acides acryliques), des poly(acides vinylsulfoniques), les sels de ces polyacides, un polyéthylène-imine, ou bien encore un calixarène du type tétraméthylcalix[4]résorcinolarène. Les effluents ainsi traités sont soumis ensuite à une nanofiltration sur une membrane en ionomère perfluoré, en 20 polyaramide ou en alumine poreuse revêtue d'une couche de polysulfone sulfonée. Pour la nanofiltration, on applique à l'effluent une pression variant de 0,25 à 1,5 MPa. Les effluents traités contiennent des ions sodium, des ions strontium, des ions UO_2^{++} . Avec l'EDTA (Exemple 7), il apparaît que le strontium, est l'élément le plus présent 25 dans le rétentat, suivi ensuite par le sodium et le césium. Il ne s'agit pas, dans ce document, de séparer des lanthanides ou des actinides entre eux, ni des lanthanides et des actinides.

Le brevet français N° 2 751 336 divulgue des polyphénols linéaires utilisés comme agents complexants dans des procédés du type complexation-nanofiltration permettant de séparer le sodium du césium, dans des effluents aqueux provenant du 30 retraitement d'éléments combustible nucléaire, usés. Là encore, il n'est pas question de séparation de terres rares et d'actinides.

L'article de GAUBERT et al paru dans Sep. Science et Techno., 32(14), 2309-2320, 1997, présente la séparation de césum dans des effluents radioactifs, par complexation-nanofiltration, à l'aide d'un complexant du type résorcinarène.

Force est donc de constater qu'à ce jour il n'existe pas de procédé de séparation 5 des lanthanides et/ou actinides par complexation-nanofiltration.

Par ailleurs s'agissant des terres rares et des actinides mineurs, il est à souligner que les protagonistes industriels du domaine technique concerné restent dans l'attente d'un procédé de séparation simple, économique, sélectif et performant.

Dans un tel contexte, l'un des objectifs essentiels de la présente invention est de 10 fournir un procédé pour séparer en milieu aqueux, les lanthanides entre eux et/ou les lanthanides des actinides et/ou les actinides entre eux, un tel procédé se devant d'être apte à satisfaire le besoin existant et à remédier aux inconvénients des techniques de séparation par précipitation ou extraction liquide-liquide.

Un autre objectif essentiel de la présente invention est de fournir un procédé de 15 séparation des lanthanides ou actinides entre eux et/ou des lanthanides vis-à-vis des actinides, ce procédé se devant d'être applicable à la production de terres rares ainsi qu'au retraitement des déchets nucléaires notamment ceux issus des opérations de traitement-recyclage des combustibles nucléaires radioactifs usés et, en particulier, ceux contenant, d'une part, des radionucléides à vie longue que sont les actinides 20 mineurs, et d'autre part des terres rares.

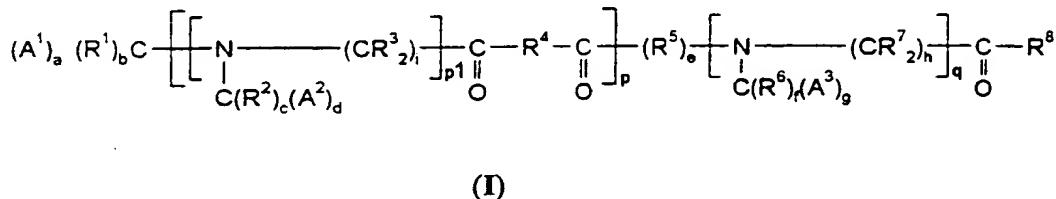
Un autre objectif essentiel de l'invention est de fournir de nouveaux complexants susceptibles d'être utilisés dans des procédés de séparation par complexation-nanofiltration.

25 EXPOSE DE L'INVENTION :

Ces objectifs, parmi d'autres, sont atteints par la présente invention qui concerne, tout d'abord, un procédé pour séparer, en milieu aqueux, les lanthanides entre eux et/ou les lanthanides des actinides et/ou les actinides entre eux et/ou 30 d'autres métaux de transition, caractérisé en ce qu'il comprend les étapes essentielles suivantes :

- 1 - traitement du milieux aqueux à l'aide d'au moins un ligand choisi dans le groupe comprenant l'acide EthylèneDiamineTétraAcétique (EDTA) et/ou des polyacides aminés linéaires ou cycliques, de préférence linéaires de formule (I) suivante :

5



dans laquelle :

- a = 0 ou 1 et b = 2 ou 3 ;
- c = 2 ou 3 et d = 0 ou 1 ;
- p = 0 à 3, de préférence 2
- p1 = 1 à 4, de préférence 2 ou 3
- e = 0 ou 1,
- q = 1 à 4, de préférence 2 ou 3
- f = 2 ou 3 et g = 0 ou 1
- h et i, identiques ou différents, représentent chacun 1, 2 ou 3, de préférence 1 ou 2

20 A^1, A^2, A^3 sont identiques ou différents entre eux et correspondent à un groupement acide monovalent, de préférence sélectionné dans le groupe comportant :

- COOR, -PO₃R', -SO₃R'',
- avec R, R', R'' = H ou cation ;
- les R₁ sont identiques ou différents entre eux et correspondent :

25 ΔH ,
 Δ alkyle en C₁-C₁₀ ou,

Δ $R^9 R^{10} NC -$ $\overset{O}{\underset{||}{\text{C}}}$, avec a = 0 et R⁹, R¹⁰ identiques ou différents et correspondant chacun à l'hydrogène ou à un radical monovalent hydrophile sélectionné de préférence parmi les restes hydrocarbonés

aminés et/ou (poly)hydroxylés et/ou alcoxylés et/ou (poly)étherifiés, ces restes étant de préférence du type (cyclo)alkyle, aralkyle, alkylaryle, (cyclo)alcényle, aralcényle, alcénylaryle, aryle ;

5 R⁹, R¹⁰ correspondant plus préférentiellement encore chacun à un hydroxyalkyle en C₁-C₁₀, un alcoxyle en C₁-C₁₀, un polyol avantageusement un saccharide hydrogéné ;

- les R² sont identiques ou différents entre eux,

les R³ sont identiques ou différents entre eux,

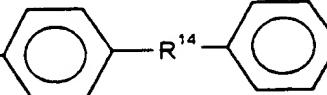
les R⁶ sont identiques ou différents entre eux,

10 les R⁷ sont identiques ou différents entre eux,

R², R³, R⁶, R⁷ sont identiques ou différents entre eux et correspondent à H ou à un alkyle en C₁-C₁₀ ;

15 - les R⁴ sont identiques ou différents entre eux et correspondent à un groupement divalent hydrophile sélectionné, de préférence, parmi les groupements aminés et/ou hydroxylés aromatiques, les groupements aminés et/ou hydroxylés aromatiques et alkyles, les groupements aminés et/ou hydroxylés aromatiques et (cyclo)alkyléniques, ou les groupements aminés et/ou hydroxylés (cyclo)alkyléniques ;

ce groupement pouvant comporter des alcoxyles et/ou des (poly)éthers ;

20 R⁴ étant préférentiellement un groupe -R¹³--R¹⁴-

avec R¹³ représentant un groupe amino et R¹⁴ représentant un (C₁-C₄)alkylène ;

- le groupement divalent R⁵ représentant un alkylène, de préférence CH₂, ou un groupement répondant à la même définition que R⁴, ou

25 - le groupement R⁸ correspondant à un hydroxyle, à A⁴ répondant à la même définition que A¹, A², A³, à l'hydrogène ou à -NR⁹R¹⁰ avec R⁹, R¹⁰ identiques ou différents entre eux et représentant un radical monovalent hydrophile sélectionné, de préférence, parmi les restes hydrocarbonés aminés et/ou (poly)hydroxylés et/ou alcoxylés et/ou (poly)étherifiés, ces

restes étant de préférence de type (cyclo)-alkyle aralkyle, alkylaryle, (cyclo)alcényle, aralcényle, alcénylaryle, aryle ;

R⁸ étant plus préférentiellement encore un hydroxyalkyle en C₁-C₁₀, un alcoxyle en C₁-C₁₀ ou un polyol, avantageusement un saccharide hydrogéné,

- 2 - (nano)filtration de la solution aqueuse traitée à l'aide du ligand (I), sous une pression transmembranaire supérieure ou égale à 0,01 MPa, de préférence supérieure ou égale à 0,1 MPa, et plus préférentiellement encore comprise entre 0,2 et 1,0 MPa,

de manière à recueillir, d'une part, un rétentat enrichi en au moins une espèce de lanthanides, d'actinides ou d'autres métaux de transition, cette espèce étant celle au moins en partie complexée au ligand (I), et d'autre part, un perméat appauvri en ladite espèce ;

- 3 - éventuellement récupération des complexes ligand/espèce(s) à séparer dans le rétentat, et traitement de ces complexes à l'aide d'agent(s) de décomplexation approprié(s), de façon à recueillir, d'une part, les ligands et, d'autre part, le (ou les) espèce(s) visée(s).

Le procédé selon l'invention relève de la combinaison entre un procédé de complexation sélective d'actinides et/ou de lanthanides avec un procédé de séparation par membrane, et plus particulièrement de [nano]filtration.

Il va de soi que le procédé selon l'invention n'est pas limité à la [nano]filtration stricto sensu mais englobe toute technique membranaire de séparation dans laquelle on a recours à une membrane semiperméable formant barrière entre deux milieux homogènes, opposant une inégale résistance au passage de différents constituants d'un fluide (suspension, soluté, solvant). La force permettant le franchissement de la barrière pour une partie desdits constituants, peut résulter d'un gradient de pression (microfiltration, ultrafiltration, nanofiltration, osmose inverse), d'un gradient de concentration (dialyse ou d'un gradient de potentiel électrique (électrodialyse).

Les avantages essentiels du procédé selon l'invention sont : sa simplicité de mise en oeuvre, son caractère économique, sa sélectivité et le fait qu'il ne génère pas de déchets solides secondaires imposant un retraitement lourd. En effet, ce procédé ne

fait intervenir que des substances constituées uniquement de carbone, d'hydrogène, d'oxygène et d'azote. De telles substances organiques sont aisément dégradables en gaz inoffensifs dont les rejets n'ont pas de répercussions néfastes sur l'environnement.

Ces résultats avantageux ont pu être obtenus grâce à la sélection par les inventeurs, de manière méritante et judicieuse, d'une classe spécifique de ligands aptes à complexer des lanthanides et des actinides ou d'autres métaux de transition, avec des pouvoirs complexants suffisamment différents vis-à-vis des divers lanthanides et actinides ou autres métaux de transition pour permettre une bonne séparation entre chacune de ces espèces.

10 Les ligands/complexants sélectionnés sont des polyacides aminés linéaires ou cycliques, de préférence linéaires, parmi lesquels figurent les complexants connus que sont l'acide éthylènediamine tétraacétique (EDTA) et l'acide DiéthylèneTriaminePenta-Acétique (DTPA).

15 Suivant une modalité avantageuse de l'invention, pour séparer deux lanthanides ou deux actinides ou un lanthanide et un actinide ou d'autres métaux de transition dans un milieu aqueux, de préférence une solution aqueuse, on procède à la complexation sélective d'un ou plusieurs ion(s) du (ou des) métal(aux) lanthanides ou actinides à séparer.

20 Il est clair que les complexes *ligand/espèce à séparer* présentant la plus forte masse et le plus grand encombrement stérique, sont ceux qui ont le plus de difficultés à franchir la membrane de nanofiltration, sous l'effet de la différence de pression régnant de part et d'autre de cette membrane. Les ions non complexés passent au travers de la membrane aisément et sont donc séparés des ions complexés, sans utilisation de solvant et en une seule étape.

25 Dans l'étape 3 éventuelle, les ions complexés peuvent après filtration, être libérés ou décomplexés, par exemple, en milieu basique et par précipitation de leur hydroxyde ou par passage sur résine échangeuse d'ions spécifique. Dans le cadre de cette étape 3, il est avantageux de prévoir conformément à l'invention une élimination du solvant - en l'occurrence de l'eau - par exemple par évaporation, pour permettre la

30 récupération des ions séparés.

L'équipement requis pour la mise en oeuvre du procédé selon l'invention est relativement limité puisqu'il suffit d'un réacteur de complexation, d'une pompe et d'une membrane de nanofiltration.

5 Pour optimiser la séparation, il est préférable de faire en sorte qu'il y ait une grande différence entre les constantes de complexation des lanthanides/actinides avec les ligands de type polyacides aminés linéaires ou cycliques. Cela permet une complexation très sélective et donc une séparation très efficace.

10 Suivant une caractéristique préférée de l'invention les ligands/complexants sont des polyacides aminés linéaires de formule (I) donnée ci-dessus. Tous les groupes ou radicaux monovalents ou divalents auxquels il est fait référence dans cette formule (I), peuvent être des alkyles ou des alcényles linéaires ou ramifiés pouvant comporter dans leur chaîne un ou plusieurs atomes d'oxygène à la place des atomes de carbone (e.g. alcoxy ou (poly)éther).

15 Dans cette même formule (I), on entend par groupe "aryle", un groupe dérivé d'un motif hydrocarboné aromatique comportant un ou plusieurs noyaux aromatiques pouvant être substitué ou non par des groupements OH, alkyle ou des hydroxyalkyles par enlèvement d'un atome d'hydrogène carbone du cycle ou par enlèvement d'un atome d'hydrogène d'un des carbones d'un substituant alkyle ou hydroxyalkyle. A titre d'exemples, on peut citer les groupes benzyles alcools ou hydroxyalkylphénols.

20 Dans cette formule (I), on entend également par groupe "cycloalkylène", un groupe divalent dérivé d'un hydrocarbocyclique substitué ou non par des chaînes alkyles ou hydroxyalkyles par enlèvement d'un atome d'hydrogène, un atome de carbone du cycle. A titre d'exemple, on peut citer le groupe cyclohexylène.

25 Par "hydrocarboné", on entend au sens de l'invention tout groupement comportant notamment des atomes de carbone et des atomes d'hydrogène.

Quand on fait référence à des alkyles, des alcoyles ou des alcényles en C₁-C₁₀, il s'agit plus spécialement de radicaux en C₂, C₃, ou C₄.

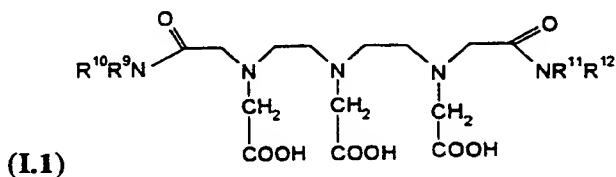
30 Avantageusement les groupements hydrophiles qui peuvent représenter R⁸, R⁹ ou R¹⁰ sont des polyhydroxyalkyles, de préférence, des saccharides hydrogénés, plus préférentiellement encore, un reste sorbitol ou des chaînes polyéthers de préférence polyéthylèneglycol ou polypropylèneglycol.

Avantageusement, cette formule (I) englobe des polyacides aminés linéaires connus que sont l'EDTA et le DTPA. ($p = 0$, $q = 2$ ou 3 ; $b = 2$, $f = 2$; $e = 0$; $A_1, A_3 = COOH$; $R^1, R^6, R^7 = H$; $R^8 = OH$).

5 Suivant une variante, les ligands/complexants peuvent être des polyacides aminés cycliques comme, par exemple, les DOTA qui sont des polyaminocarboxylates cycliques.

L'une des caractéristiques essentielles du procédé selon l'invention est d'avoir choisi des ligands/complexants notamment ceux de formule (I) dont la masse moléculaire est supérieure au seuil de coupure de la membrane de nanofiltration, de façon à permettre une rétention complète des ions complexés.

Dans une forme préférée de mise en oeuvre, le ligand/complexant est un produit de formule (I.1) :



15

dans laquelle R^9 , R^{10} , R^{11} , R^{12} sont identiques ou différents entre eux et représentent chacun un radical monovalent hydrophile répondant à la même définition que celle donnée pour R^9 , R^{10} , les radicaux éthanoyle, méthoxyéthyle, sorbitoyle étant plus spécialement préférés.

Il est intéressant de souligner que le procédé selon l'invention permet non seulement la séparation d'une espèce donnée de lanthanides et/ou d'actinides et/ou d'autres métaux de transition, mais également de plusieurs espèces de ces métaux. Ainsi, suivant une disposition avantageuse de l'invention, on sépare plusieurs espèces métalliques appartenant à la famille des lanthanides et/ou des actinides, cette séparation s'opérant par complexations successives des ions de chacune de ces espèces à séparer, en choisissant le ligand sélectif idoine pour chacune d'elles (étape 1) et en mettant en oeuvre, après chaque complexation, une nanofiltration (étape 2) et une décomplexation/collecte (étape 3).

Les membranes de (nano)filtration susceptibles d'être utilisées dans le procédé de l'invention peuvent être organiques, minérales ou organo-minérales. Elles doivent présenter un seuil de coupure tel qu'elles laissent passer les ions mono-, di-, tri- et tétravalents non-complexés, et tel qu'elles retiennent les ions lanthanides ou actinides complexés par les ligands de l'invention. Le seuil de coupure d'une membrane vis-à-vis d'un soluté neutre peut être défini comme la masse molaire minimale d'un composé nécessaire pour avoir un taux de rétention de ce composé à 90 %.
Selon l'invention, le seuil de coupure approprié pour la membrane sélectionnée se définit comme suit (en g/mol) :

10	100 - 5 000
de préférence	200 - 2 000
et plus préférentiellement encore	500 - 1 500

En pratique, le seuil de coupure peut être, par exemple, compris entre 200 et 2 000 g/mol.

15 Ces membranes de nanofiltration sont avantageusement réalisées à partir d'au moins un matériau choisi dans le groupe de polymères comprenant :

les polyaramides, les polysulfones sulfonés, les polybenzimidazolones, les polyfluorures de vinylidène greffés ou non, les polyamides, les esters cellulosiques, les éthers cellulosiques ou les ionomères perfluorés, les associations de ces polymères 20 et les copolymères obtenus à partir de monomères d'au moins deux de ces polymères.

Pour plus de détails sur les membranes de nanofiltration, on peut se référer à la demande internationale PCT WO - 92/06 675 qui décrit des membranes de nanofiltration organominérales comprenant une couche active d'un polymère du type polysulfoné, polybenzénimidazolone, polyfluorure de vinylidène greffé et ionomère perfluoré (nafion[®]) - seuil de coupure 300 à 1 000 g. mol⁻¹. On renvoit également à la demande de brevet français N° 2 600 264 relative à des membranes organominérales comprenant un support poreux et organique et une membrane microporeuse en polymère organique tel que les polysulfones, les polyamides, les esters cellulosiques et les éthers cellulosiques.

30 A titre d'exemples de membranes préférées pour mettre en œuvre le procédé de l'invention, on peut citer en particulier les membranes commercialisées par la firme

OSMONICS sous les noms de SEPA MG-17, SEPA MW-15 et SEPA BQ-01, qui possèdent une perméabilité à l'eau bidistillée comprise entre 2 et 10 L.h⁻¹.m⁻².bar⁻¹ à 25°C.

5 Pour mettre en œuvre le procédé de séparation sur membrane de nanofiltration, on utilise de préférence la technique de filtration tangentielle qui limite le phénomène d'accumulation des espèces retenues à la surface de la membrane, car la circulation du rétentat provoque une forte turbulence au voisinage de la membrane. De plus, ce type de filtration permet une utilisation en continu.

10 Dans ce but, on peut utiliser des modules sous forme de tubes ou de plaques parallèles tels que ceux utilisés classiquement dans cette technique. On peut également utiliser des modules dans lesquels des membranes planes sont enroulées en spirales autour d'un tube perforé et creux destiné à collecter le perméat.

15 Ces modules peuvent être en série et/ou en parallèle, avec éventuellement des membranes différentes dans certains modules.

20 Pour obtenir les taux de séparation souhaités, on peut agir sur les conditions de traitement telles que le pH de la solution aqueuse à traiter, la différence de pression, la vitesse de circulation du rétentat et la température utilisée.

De préférence, le pH de la solution aqueuse est dans la gamme 1 à 7, car les hydroxydes de lanthanides et d'actinides précipitent lorsque le pH est supérieur à 7.

25 On peut ajuster le pH des solutions à traiter par addition de NaOH ou de HNO₃, par exemple.

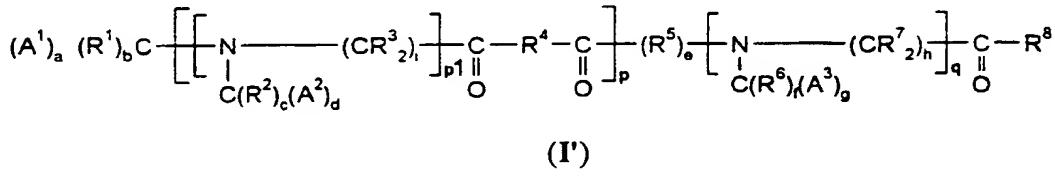
Pour la température, on peut opérer à la température ambiante ou à une température inférieure ou supérieure allant par exemple de 10 à 40°C.

30 Dans la première étape de ce procédé, on ajoute à la solution aqueuse à traiter le complexant hydrosoluble constitué par le dérivé de formule (I). La quantité de complexant ajoutée est telle qu'elle soit supérieure ou égale à un équivalent de complexant par atome de lanthanide ou d'actinide à séparer. Ces complexants forment des complexes de type 1:1.

Pour réaliser ensuite la séparation des lanthanides et/ou des actinides, on fait circuler la solution aqueuse à traiter au voisinage de la membrane de nanofiltration et on applique une différence de pression entre les deux faces opposées de la membrane, de

façon à recueillir un perméat appauvri en lanthanide (ou actinide) à séparer, et un rétentat enrichi en lanthanide (ou actinide) à séparer. La différence de pression entre les deux faces opposées de la membrane peut varier dans une large gamme, mais de bons résultats sont obtenus avec une différence de pression allant de 0,2 à 0,8 MPa.

5 Suivant un autre de ces aspects, l'invention concerne de nouveaux complexants de type polyacides aminés de formule (I') :



10 dans laquelle :

- a = 0 ou 1 et b = 2 ou 3 ;
- c = 2 ou 3 et d = 0 ou 1 ;
- p = 0 à 3, de préférence 2
- p1 = 1 à 4, de préférence 2 ou 3

15 - e = 0 ou 1,

- q = 1 à 4, de préférence 2 ou 3
- f = 2 ou 3 et g = 0 ou 1
- h et i, identiques ou différents, représentent chacun 1, 2 ou 3, de préférence 1 ou 2

20 A¹, A², A³ sont identiques ou différents entre eux et correspondent à un groupement acide monovalent, de préférence sélectionné dans le groupe comportant :

- COOR, -PO₃R', -SO₃R'',
- avec R, R', R'' = H ou cation.

25 - les R₁ sont identiques ou différents entre eux et correspondent :

Δ H,

Δ alkyle en C₁-C₁₀ ou,

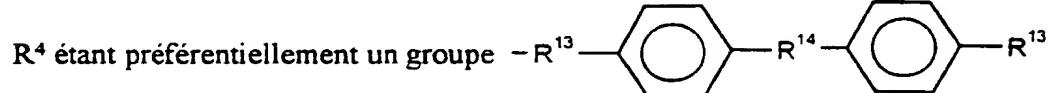
Δ $R^9 R^{10} NC$ —, avec $a = 0$ et R^9, R^{10} identiques ou différents et correspondant chacun à l'hydrogène ou à un radical monovalent hydrophile sélectionné de préférence parmi les restes hydrocarbonés aminés et/ou (poly)hydroxylés et/ou alcoxylés et/ou (poly)étherifiés, ces restes étant de préférence du type (cyclo)alkyle, aralkyle, alkylaryle, (cyclo)alcényle, aralcényle, alcénylaryle, aryle ; R^9, R^{10} correspondant plus préférentiellement encore chacun à un hydroxyalkyle en C_1-C_{10} , un alcoxyle en C_1-C_{10} , un polyol avantageusement un saccharide hydrogéné.

5

- 10 - les R^2 sont identiques ou différents entre eux.
- les R^3 sont identiques ou différents entre eux.
- les R^6 sont identiques ou différents entre eux.
- les R^7 sont identiques ou différents entre eux.

15 R^2, R^3, R^6, R^7 sont identiques ou différents entre eux et correspondent à H ou à un alkyle en C_1-C_{10} ;

20 - les R^4 sont identiques ou différents entre eux et correspondent à un groupement divalent hydrophile sélectionné, de préférence, parmi les groupements aminés et/ou hydroxylés aromatiques, les groupements aminés et/ou hydroxylés aromatiques et alkyles, les groupements aminés et/ou hydroxylés aromatiques et (cyclo)alkyléniques, ou les groupements aminés et/ou hydroxylés (cyclo)alkyléniques ; ce groupement pouvant comporter des alcoxyles et/ou des (poly)éthers ;



25 avec R^{13} représentant un groupe amino et R^{14} représentant un (C_1-C_4)alkylène ;

- le groupement divalent R^5 représentant un alkylène, de préférence CH_2 , ou un groupement répondant à la même définition que R^4 , ou

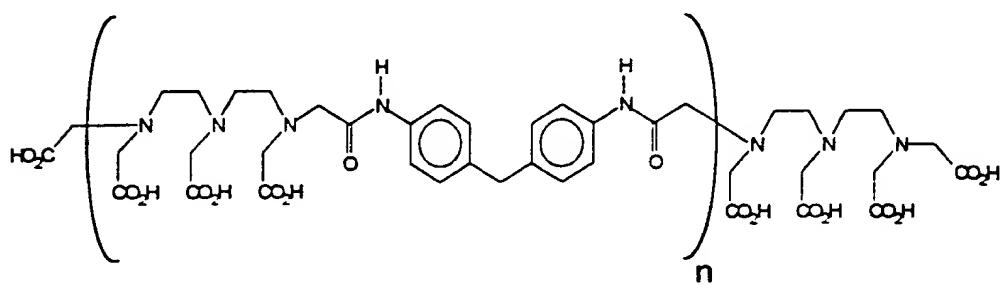
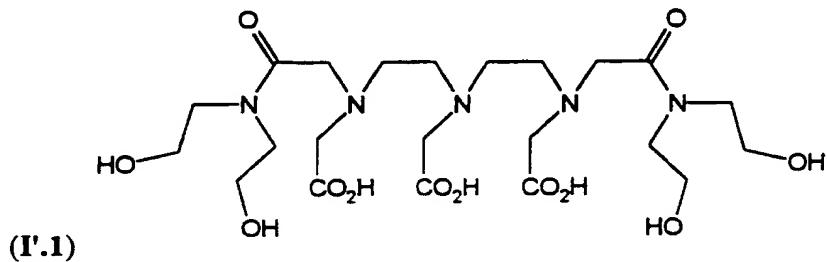
- le groupement R⁸ correspondant à un hydroxyle, à A⁴ répondant à la même définition que A¹, A², A³, à l'hydrogène ou à - NR⁹R¹⁰ avec R⁹, R¹⁰ identiques ou différents entre eux et représentant un radical monovalent hydrophile sélectionné, de préférence, parmi les restes hydrocarbonés aminés et/ou (poly)hydroxylés et/ou alcoxylés et/ou (poly)étherifiés, ces restes étant de préférence de type (cyclo)-alkyle aralkyle, alkylaryle, (cyclo)alcényle, aralcényle, alcénarylaryle, aryle ; R⁸ étant plus préférentiellement encore un hydroxyalkyle en C₁-C₁₀, un alcoxyle en C₁-C₁₀ ou un polyol, avantageusement un saccharide hydrogéné.

à l'exclusion de l'EDTA et du DTPA.

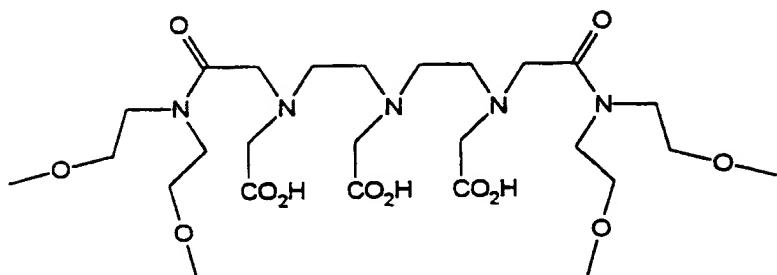
Ces dérivés (**I'**) d'EDTA et de DTPA se sont révélés être d'excellents complexants des lanthanides, actinides et métaux de transition.

Ces complexants (**I'**) sont hydrosolubles.

15 De manière plus préférée encore, l'invention concerne les complexants de formules suivantes :

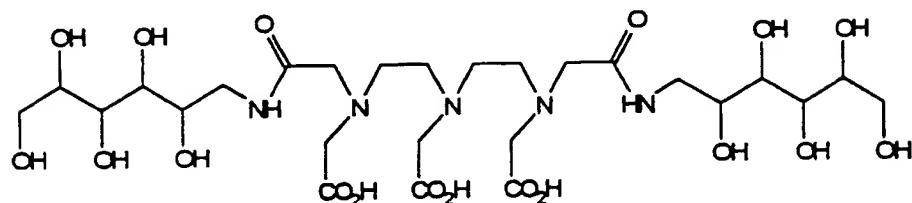


- n compris entre 1 et 100, de préférence entre 1 et 10.



(I'3)

5



(I'4)

10

Enfin, l'invention vise l'application du procédé et des complexants (I)/(I') tels que définis ci-dessus, à la production de terres rares ou au traitement de déchets nucléaires notamment ceux issus des opérations de traitement - recyclage et combustible nucléaire usés.

15

L'invention sera mieux comprise à la lumière des exemples illustratifs et non limitatifs qui suivent et qui décrivent un dispositif pour la mise en oeuvre du procédé, des synthèses de complexants/ligands et des cas concrets de mise en oeuvre du procédé à l'aide de ces complexants.

20

EXEMPLES

BREVE DESCRIPTION DES FIGURES :

5

On fait référence dans ce qui suit aux dessins annexés dans lesquels :

- la **Fig. 1** est une représentation schématique du dispositif de mise en oeuvre du procédé de séparation selon l'invention ;

- Les **Fig. 2, 4 et 5** sont des courbes du taux de rétention en % en fonction de la concentration en complexant.

- La **Fig. 3** est une courbe de la concentration en Gd et en La dans le rétentat en fonction du rapport $\frac{\text{volume diafiltré}}{\text{volume initial}}$.

- Les **Fig. 6 à 8** sont des courbes du taux de rétention en fonction du rapport de la $\frac{\text{concentration en complexant}}{\text{concentration en espèce à séparer}}$.

15

MEILLEURE MANIERE DE REALISER L'INVENTION :

20 Sur la **Fig. 1**, on a représenté une installation d'un module de diafiltration tangentielle, qui comprend un réservoir 1 contenant l'effluent (milieu-solution-aqueux) 3 à traiter. Ce réservoir peut être maintenu à une température appropriée par un cryostat 5. L'effluent à traiter est acheminé du réservoir 1 vers le module de filtration 11 par une conduite 7, munie d'une pompe 9. On soutire à partir de ce module 11 d'une part, le rétentat R par la conduite 13 et d'autre part, le perméat P par la conduite 15. Les conduites 13 et 15 permettent l'acheminement de R et P, respectivement, dans le réservoir 1 et dans un récipient 24. Les conduites 13 et 15 sont respectivement pourvues d'un débit-mètre 13₁ et d'un conductimètre et d'une électrode désignés par la référence commune 15₁. Les conduites 7 et 13 sont équipées respectivement de

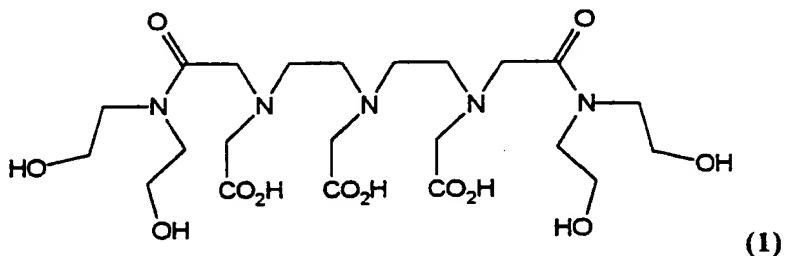
manomètres 17 et 19 et la conduite 13 est munie en outre d'une vanne 20. Une conduite 21 équipée d'une vanne 23, relie la partie de la conduite 7 située en aval de la pompe à la partie supérieure du réservoir 1. Il est également prévu une conduite 25 d'alimentation en eau (exempte d'espèce à séparer) du réservoir 1, au fur et à mesure que le perméat P est saturé dans le récipient (24). Cela permet une optimisation de la filtration par recyclage du rétentat.

Dans le module de filtration 11, on peut utiliser des membranes tubulaires ou des modules en spirale comportant deux membranes semi-perméables enroulées en spirale autour d'un tube support creux et perforé, qui délimite un tube de collection de perméat P. Ces deux membranes sont maintenues à un écartement approprié par un grillage d'espacement. En l'espèce, il s'agit d'une membrane de filtration NANOMAX 5°.

Dans le procédé selon l'invention, on ajoute l'agent complexant à l'effluent 3, à l'intérieur du réservoir 1, avant de commencer le procédé de complexation/filtration.

15

EXEMPLE 1 : SYNTHÈSE DU DTPA BIS(DIETHANOL)AMIDE (1)



20 Dans un tricol de 500 mL, 10 grammes de dianhydride de DTPA (27,98 mmol) sont dissous dans 150 mL de DMF anhydre à 80°C sous atmosphère inerte (argon). 17 grammes de diéthanolamine (167,9 mmol) dans 50 mL de DMF sont ajoutés goutte-à-goutte et le milieu réactionnel est maintenu sous agitation pendant 48 heures. Le résidu huileux obtenu est séparé du solvant par décantation. Après dissolution de ce résidu dans le minimum d'eau, 800 mL d'acétone sont additionnés et le précipité visqueux est tritiqué, isolé du solvant par décantation, et purifié sur colonne de résine échangeuse d'ions Amberlite IR-120 par élution avec de l'eau distillée. On obtient

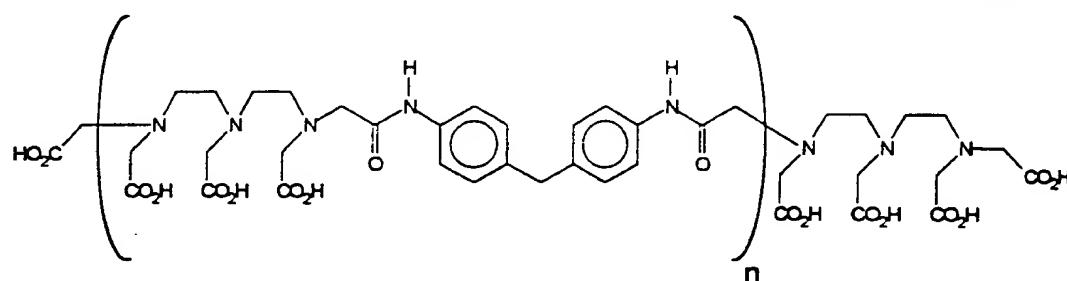
après évaporation et séchage sous vide 7,98 g de produit (1) sous forme de poudre blanche (50 % de rendement).

RMN ^1H (D_2O) : 3,1 (t, $J=6,25$, 4H) ; 3,48-3,52 (t+s, 10H) ; 3,59 (t, $J=6,2$, 4H) ; 3,76 (t, $J=5,2$, 8H) ; 3,91 (s, 4H) ; 4,49 (s, 4H).

5 RMN ^{13}C (D_2O) : 50,59, 55,88, 56,62, 58,84, 59,95 ($\text{CH}_2\text{CO}_2\text{H}$ et $\text{NCH}_2\text{CH}_2\text{N}$) ; 51,75, 52,14, 60,85, 61,2 ($\text{N}(\text{CH}_2\text{CH}_2\text{OH})_2$) ; 169,02, 172,6, 176,8 (CO_2H et CO).

ES-MS : ES^+ : 566,3 ($[\text{M}-\text{H}]^+$) ; 282,7 ($[\text{M}-2\text{H}]^{2-}/2$).

EXEMPLE 2 : SYNTHÈSE DU COPOLYMERÉ DTPA-4,4'-METHYLENEDIANILINE (2)



10

(2)

Dans un tricôl de 250 mL, 1,179 grammes de dianhydride de DTPA (3,3 mmol) sont dissous dans 120 mL de DMF anhydre à 50°C sous atmosphère inerte (argon). 595 milligrammes de 4,4'-méthylénedianiline (3 mmol) dans 45 mL de DMF anhydre sont ajoutés goutte-à-goutte et le milieu réactionnel est maintenu sous agitation pendant 4 heures à 50°C. Le mélange réactionnel est coulé sur 500 mL d'éther diéthylique. Le précipité est filtré et lavé par 3 fois 100 mL d'éther diéthylique. Après séchage sous vide, on obtient 1,28 g de produit (2) sous forme de poudre blanche (72 % de rendement).

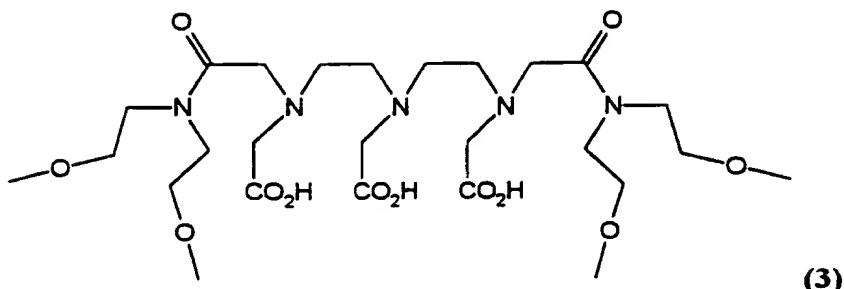
20 RMN ^1H (D_2O) : 7,17 (s large, 2H) ; 6,76 (m, 2H) ; 3,3-2,1 (m, 14H).

Calcul du degré de polymérisation par RMN ^1H : soit :

R=surface CH aromatiques/surface CH_2 aliphatiques=0,296

$n=-18R/(20R-8)=2,57$

EXEMPLE 3 : SYNTHÈSE DU DTPA BIS-(DI(2-METHOXYETHYL)AMIDE) (3)



5 À 5 grammes de dianhydride de DTPA (0,014 mol), dissous dans 80 mL de DMF anhydre sous argon à 80°C, sont ajoutés goutte-à-goutte 12,4 mL de bis(2-méthoxyéthyl)amine (0,084 mol) dissous dans 40 mL de DMF anhydre. Le milieu réactionnel est maintenu sous agitation pendant 24 heures. Après concentration et addition de diéthyléther, le précipité huileux est séparé des solvants par décantation.

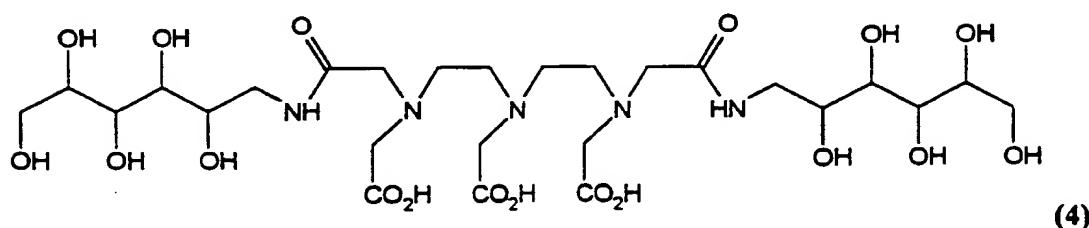
10 Ce résidu est dissous dans un minimum de CHCl₃ et reprécipité dans ET₂O. Après séchage sous vide, on obtient une mousse hygroscopique (3) (6,43 g, 74 % de rendement) utilisée sans purification supplémentaire.

RMN ¹H (D₂O+NaOD) : 2,50 (t, 4H) ; 2,52 (t, 4H) ; 2,98 (s, 2H) ; 3,11 (s, 4H) ; 3,31 (s, 6H) ; 3,32 (s, 6H) ; 3,51 (s, 4H) ; 3,53-3,56 (m, 16H).

15 RMN ¹³C (D₂O) : 45,94, 47,03, 47,81, 49,75, 53,69, 56,29, 57,78, 67,16, 69,56, 69,69 (CH₂) ; 58,63, 59,07, (OCH₃) ; 166,9, 170,5, 175,7 (CO₂H et CO).

ES-MS : ES⁻ : 622,1 ([M-H]⁻) ; ES⁺ : 624,3 ([M+H]⁺) ; 646,2 ([M+Na]⁺).

EXEMPLE 4 : SYNTHÈSE DU DTPA BIS(1-DEOXY-1-AMIDOSORBITOL) (4)



Dans un tricol de 500 mL, 5 grammes de dianhydride de DTPA (0,014 mole) sont dissous dans 100 mL de DMF anhydre à 70°C sous argon. 5,32 grammes de 1-deoxy-1-amino-sorbitol (0,029 mol) dissous dans 40 mL de DMSO sont ajoutés goutte-à-goutte et le milieu réactionnel est maintenu sous agitation pendant 24 heures. Le résidu visqueux issu de la réaction est séparé des solvants après décantation. Il est ensuite dissous dans un minimum d'eau et reprécipité par addition d'acétone. L'opération est répétée une deuxième fois et l'huile résiduelle est séparée par décantation et séchée sous vide pour donner une mousse blanche légèrement teintée (4) (6,66g, 66 % de rendement).

10 RMN ^{13}C (D_2O) : 42,17, 47,14, 49,61, 53,41, 56,73, 57,48, 63,16 (CH_2) ; 69,44, 71,08, 71,18, 71,38 (CH) ; 171,0, 178,86 (CO_2H et CO).

ES-MS : ES^+ : 741,2 ($[\text{M}+\text{Na}]^+$).

EXEMPLE 5 :

15 Dans cet exemple, on traite une solution aqueuse contenant 2 mmol/L de gadolinium (Gd) et 2 mmol/L de lanthane (La) sous forme de nitrates de gadolinium et de lanthane hexahydratés. On utilise un module de filtration plan-spiralée équipé de la membrane NANOMAX 50, commercialisée par la firme MILLIPORE et d'une surface $S=0,4 \text{ m}^2$. La membrane plan-spiralée NANOMAX 50 présente une perméabilité à l'eau bidistillée de $10 \text{ L.h}^{-1} \cdot \text{m}^{-2} \cdot \text{bar}^{-1}$ à 25°C. On ajoute à la solution aqueuse à traiter un agent complexant constitué par le DTPA.

20 On réalise la séparation Gd/La dans les conditions suivantes :

- pression transmembranaire $\Delta P = 0,5 \text{ MPa}$,
- température = 20°C,
- 25 - débit de rétentat = 500 L/h,
- $[\text{NaNO}_3]=0,5 \text{ mol/L}$.

On réalise plusieurs expériences en ajoutant le complexant à des concentrations variant de 0 à 2 équivalents d'unité de DTPA par atome de gadolinium.

Le taux de rétention est défini par la formule suivante :

30
$$\text{TR} = [(C_0 - C_p) / C_0] \times 100$$

où C_0 représente la concentration de l'élément dans l'alimentation et C_p la concentration de l'élément dans le perméat.

Les résultats des expériences sont donnés dans la figure 2.

Les résultats de la figure 2 montrent que le taux de rétention du gadolinium est supérieur à celui du lanthane lorsque la solution contient entre 0 et 2 équivalents d'unité de DTPA par atome de gadolinium. La différence entre le taux de rétention du gadolinium et celui du lanthane est maximale lorsque le rapport [complexant]/[gadolinium] est égal à 1. Cette différence vaut alors 14 %.

10 EXEMPLE 6 :

Dans cet exemple, on traite une solution aqueuse contenant 2 mmol/L de gadolinium (Gd) et 2 mmol/L de lanthane (La) sous forme de nitrates de gadolinium et de lanthane hexahydratés. On utilise un module de filtration plan-spiralé équipé de la membrane NANOMAX 50 d'une surface $S=0,4 \text{ m}^2$. On ajoute à la solution aqueuse à traiter un agent complexant constitué par le DTPA, à hauteur de 1,1 équivalent d'unité de DTPA par atome de gadolinium. Le volume total de la solution à filtrer est de 4 litres.

On réalise la filtration de la solution de Gd et de La dans les conditions suivantes :

- pression transmembranaire $\Delta P = 0,5 \text{ MPa}$,
- 20 - température = 20°C ,
- débit de rétentat = 500 L/h,
- $[\text{NaNO}_3]=0,5 \text{ mol/L}$,
- $\text{pH}=3,8$.

Il s'agit ici d'une expérience de diafiltration, c'est-à-dire que le perméat est évacué du réservoir où se trouve la solution à filtrer, et une solution aqueuse ne contenant ni Gd ni La est ajoutée dans le même temps à la solution à traiter. Cette configuration permet de travailler avec un volume constant dans le réservoir contenant la solution à filtrer.

Les résultats des expériences sont donnés dans la figure 3.

30 Les résultats de la figure 3 montrent que la concentration en gadolinium dans le rétentat baisse beaucoup moins vite que celle du lanthane. Au terme de cette

expérience, c'est-à-dire lorsque le rapport du volume total diafiltré sur le volume du rétentat a atteint la valeur de 20, on a éliminé 88 % du lanthane initial et seulement 8 % du gadolinium initial.

5 EXEMPLE 7 :

Dans cet exemple, on traite une solution aqueuse contenant 2 mmol/L de gadolinium (Gd) et 2 mmol/L de lanthane (La) sous forme de nitrates de gadolinium et de lanthane hexahydratés. On utilise un module de filtration plan équipé de la membrane SEPA MQ-09 (d'une surface $S=0,015\text{ m}^2$). La membrane plane SEPA MQ-09 10 présente une perméabilité à l'eau bidistillée de $4,5\text{ L.h}^{-1}.\text{m}^{-2}.\text{bar}^{-1}$ à 25°C . On ajoute à la solution aqueuse à traiter un agent complexant constitué par le complexant (3) de l'exemple 3.

On réalise la séparation Gd/La dans les conditions suivantes :

- pression transmembranaire $\Delta P = 0,6\text{ MPa}$,
- 15 - température = 20°C ,
- débit de rétentat = 80 L/h,
- $2 < \text{pH} < 4$,
- $[\text{NaNO}_3] = 0,1\text{ mol/L}$

On réalise plusieurs expériences en ajoutant le complexant à des concentrations 20 variant de 0 à 2 équivalents d'unité complexante de complexant (3) par atome de gadolinium.

Les résultats des expériences sont donnés la figure 4.

Les résultats de la figure 4 montrent que le taux de rétention du gadolinium est supérieur à celui du lanthane dès que l'on ajoute du complexant (3) à la solution à traiter. La différence entre le taux de rétention du gadolinium et celui du lanthane est maximale lorsque le rapport [complexant]/[gadolinium] est égal à 1. Cette différence vaut alors 11 %.

EXEMPLE 8 :

30 Dans cet exemple, on traite une solution aqueuse contenant 2 mmol/L de gadolinium (Gd) et 2 mmol/L de lanthane (La) sous forme de nitrates de gadolinium et de

lanthane hexahydratés. On utilise un module de filtration plan équipé de la membrane SEPA MQ-09 (d'une surface $S=0,015\text{ m}^2$). La membrane plane SEPA MQ-09 présente une perméabilité à l'eau bidistillée de $4,5\text{ L.h}^{-1}.\text{m}^{-2}.\text{bar}^{-1}$ à 25°C . On ajoute à la solution aqueuse à traiter un agent complexant constitué par le complexant (2) de 5 l'exemple 2.

On réalise la séparation Gd/La dans les conditions suivantes :

- pression transmembranaire $\Delta P = 0,6\text{ MPa}$,
- température = 20°C ,
- débit de rétentat = 80 L/h ,
- 10 - $3 < \text{pH} < 5$,
- $[\text{NaNO}_3] = 0,1\text{ mol/L}$

On réalise plusieurs expériences en ajoutant le complexant à des concentrations variant de 0 à 1,5 équivalents d'unité complexante de complexant (2) par atome de gadolinium.

15 Les résultats des expériences sont donnés la figure 5.

Les résultats de la figure 5 montrent que le taux de rétention du gadolinium est supérieur à celui du lanthane dès que l'on ajoute du complexant (2) à la solution à traiter. La différence entre le taux de rétention du gadolinium et celui du lanthane est maximale lorsque la concentration totale en complexant (2) vaut $0,7\text{ mmol/L}$. Cette 20 différence vaut alors 21 %.

EXEMPLE 9 :

Dans cet exemple, on traite une solution aqueuse contenant 2 mmol/L de gadolinium (Gd) et 2 mmol/L de lanthane (La) sous forme de nitrates de gadolinium et de 25 lanthane hexahydratés. On utilise un module de filtration plan équipé de la membrane SEPA MG-17 (d'une surface $S=0,015\text{ m}^2$). La membrane plane SEPA MG-17 présente une perméabilité à l'eau bidistillée de $2,5\text{ L.h}^{-1}.\text{m}^{-2}.\text{bar}^{-1}$ à 25°C . On ajoute à la solution aqueuse à traiter un agent complexant constitué par le DTPA.

On réalise la séparation Gd/La dans les conditions suivantes :

- 30 - pression transmembranaire $\Delta P = 0,6\text{ MPa}$,
- température = 20°C ,

- débit de rétentat = 80 L/h,
- pH = 3,8.

On réalise plusieurs expériences en ajoutant le complexant à des concentrations variant de 0 à 2 équivalents d'unité DTPA par atome de gadolinium.

5 Les résultats des expériences sont donnés la figure 6.

Les résultats de la figure 6 montrent que le taux de rétention du gadolinium est supérieur à celui du lanthane lorsque la solution contient entre 0 et 2 équivalents d'unité de DTPA par atome de gadolinium. La différence entre le taux de rétention du gadolinium et celui du lanthane est maximale lorsque le rapport

10 [complexant]/[gadolinium] est égal à 1. Cette différence vaut alors 45 %.

EXEMPLE 10 :

Dans cet exemple, on traite une solution aqueuse contenant 2 mmol/L de gadolinium (Gd) et 2 mmol/L de lanthane (La) sous forme de nitrates de gadolinium et de lanthane hexahydratés. On utilise un module de filtration plan équipé de la membrane SEPA MG-17 (d'une surface $S=0,015\text{ m}^2$). La membrane plane SEPA MG-17 présente une perméabilité à l'eau bidistillée de $2,5\text{ L.h}^{-1}.\text{m}^{-2}.\text{bar}^{-1}$ à 25°C . On ajoute à la solution aqueuse à traiter un agent complexant constitué par le complexant (1) de l'exemple 1.

20 On réalise la séparation Gd/La dans les conditions suivantes :

- pression transmembranaire $\Delta P = 0,6\text{ MPa}$,
- température = 20°C ,
- débit de rétentat = 80 L/h,
- pH = 3,8.

25 On réalise plusieurs expériences en ajoutant le complexant à des concentrations variant de 0 à 2 équivalents d'unité de complexant (1) par atome de gadolinium.

Les résultats des expériences sont donnés la figure 7.

Les résultats de la figure 7 montrent que le taux de rétention du gadolinium est supérieur à celui du lanthane lorsque la solution contient entre 0 et 2 équivalents

30 d'unité de complexant (1) par atome de gadolinium. La différence entre le taux de

rétenzione du gadolinium et celui du lanthane est maximale lorsque le rapport [complexant]/[gadolinium] est égal à 0,8. Cette différence vaut alors 82 %.

EXEMPLE 11 :

5 Dans cet exemple, on traite une solution aqueuse contenant 2 mmol/L de lanthane (La) et 2 mmol/L d'uranyle (UO_2) sous forme de nitrates de lanthane et d'uranyle hexahydratés. On utilise un module de filtration plan équipé de la membrane SEPA MG-17 (d'une surface $S=0,015 \text{ m}^2$). La membrane plane SEPA MG-17 présente une perméabilité à l'eau bidistillée de $2,5 \text{ L.h}^{-1}.\text{m}^{-2}.\text{bar}^{-1}$ à 25°C . On ajoute à la solution
10 aqueuse à traiter un agent complexant constitué par le complexant (1) de l'exemple 1. On réalise la séparation La/ UO_2 dans les conditions suivantes :
- pression transmembranaire $\Delta P = 0,6 \text{ MPa}$,
- température = 20°C ,
- débit de rétentat = 80 L/h,
15 - pH = 3,8.

On réalise plusieurs expériences en ajoutant le complexant à des concentrations variant de 0 à 2 équivalents d'unité de complexant (1) par atome de lanthane.

Les résultats des expériences sont donnés la figure 8.

Les résultats de la figure 8 montrent que le taux de rétenzione du lanthane est supérieur
20 à celui de l'uranyle lorsque la solution contient entre 0 et 2 équivalents d'unité de complexant (1) par atome de lanthane. La différence entre le taux de rétenzione du lanthane et celui de l'uranyle est maximale lorsque le rapport [complexant]/[lanthane] est égal à 1. Cette différence vaut alors 54 %.

25 EXEMPLE 12 :

Dans cet exemple, on traite une solution aqueuse contenant 1 mmol/L de lanthane (La) et 36 nmol/L d'américium (^{241}Am), soit un rapport molaire $[\text{La}] / [\text{Am}] = 27777$. On utilise un module de filtration plan équipé de la membrane SEPA MG-17 (d'une surface $S = 0,015 \text{ m}^2$). La membrane plane SEPA MG-17 présente une perméabilité à l'eau bidistillée de $2,5 \text{ L.h}^{-1}.\text{m}^{-2}.\text{bar}^{-1}$ à 25°C . On ajoute à la solution aqueuse à traiter un agent complexant constitué par le complexant (1) de l'exemple 1.

On réalise la séparation La/Am dans les conditions suivantes :

- pression transmembranaire $\Delta P = 0,35 \text{ MPa}$,
- température = 38°C ,
- débit de rétentat = 200 L/h ,
- 5 – pH = 3,8.

On réalise plusieurs expériences en ajoutant le complexant à des concentrations variant de 0 à 33,3 équivalents d'unité de complexant (1) par atome d'américium.

Les résultats des expériences sont donnés dans le tableau suivant :

Concentration en ligand (nmol/L)	0	120	1200
Rapport [ligand] / [Am]	0	3,3	33,3
[La] perméat (mg / L)	123,6	125	129,4
[Am] perméat (kBq/L)	1100	900	650

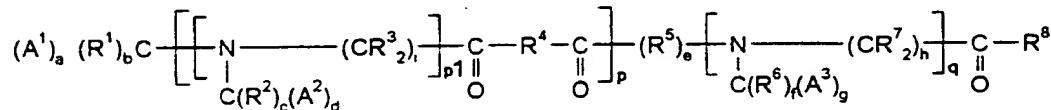
10 Le dosage de l'américium 241 a été effectué par spectrométrie alpha. Le dosage du lanthane a été réalisé par ICP-AES. Les résultats du tableau ci-dessus montrent que la concentration de l'américium dans les fractions de perméat baisse lors de l'ajout du ligand (1). Lorsque le rapport [complexant] / [américium] est égal à 33,3, le taux de rétention de l'américium vaut 41 %.

15 Cet exemple montre que l'on peut, par ajout de complexant (1), augmenter fortement la rétention de l'américium sans influencer notablement la rétention du lanthane. D'après ces chiffres, il faudrait un rapport [ligand] / [Am] de l'ordre de 500 pour obtenir une rétention de 92 % de l'américium sans affecter notablement la rétention du lanthane (réception du lanthane inférieure à 2 %).

REVENDICATIONS :

1 - Procédé pour séparer, en milieu aqueux, les lanthanides entre eux et/ou les lanthanides des actinides et/ou les actinides entre eux et/ou d'autres métaux de transition, caractérisé en ce qu'il comprend les étapes essentielles suivantes :

5 - 1 - traitement du milieux aqueux à l'aide d'au moins un ligand choisi dans le groupe comprenant l'acide EthylèneDiamineTétraAcétique (EDTA) et/ou des polyacides aminés linéaires ou cycliques, de préférence linéaires de formule (I) suivante :



10 (I)

dans laquelle :

- a = 0 ou 1 et b = 2 ou 3 ;
- c = 2 ou 3 et d = 0 ou 1 ;
- p = 0 à 3, de préférence 2
- p1 = 1 à 4, de préférence 2 ou 3
- e = 0 ou 1,
- q = 1 à 4, de préférence 2 ou 3
- f = 2 ou 3 et g = 0 ou 1

15 - h et i, identiques ou différents, représentent chacun 1, 2 ou 3, de préférence 1 ou 2

20 A¹, A², A³ sont identiques ou différents entre eux

et correspondent à un groupement acide monovalent, de préférence sélectionné dans le groupe comportant :

- COOR, -PO₃R', -SO₃R'',

25 avec R, R', R'' = H ou cation ;

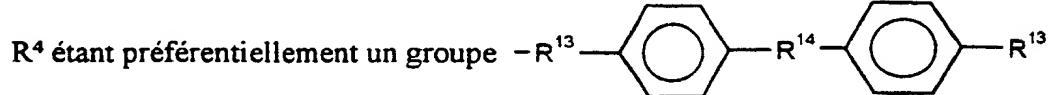
- les R₁ sont identiques ou différents entre eux et correspondent :

Δ H,

Δ alkyle en C₁-C₁₀ ou,

Δ $\text{R}^9\text{R}^{10}\text{NC} \xrightarrow{\quad}$, avec $a = 0$ et $\text{R}^9, \text{R}^{10}$ identiques ou différents et correspondant chacun à l'hydrogène ou à un radical monovalent hydrophile sélectionné de préférence parmi les restes hydrocarbonés aminés et/ou (poly)hydroxylés et/ou alcoxylés et/ou (poly)étherifiés, ces restes étant de préférence du type (cyclo)alkyle, aralkyle, alkylaryle, (cyclo)alcényle, aralcényle, alcénylaryle, aryle ;
 $\text{R}^9, \text{R}^{10}$ correspondant plus préférentiellement encore chacun à un hydroxyalkyle en $\text{C}_1\text{-C}_{10}$, un alcoxyle en $\text{C}_1\text{-C}_{10}$, un polyol avantageusement un saccharide hydrogéné ;

- 10 - les R^2 sont identiques ou différents entre eux,
- les R^3 sont identiques ou différents entre eux,
- les R^6 sont identiques ou différents entre eux,
- les R^7 sont identiques ou différents entre eux,
- $\text{R}^2, \text{R}^3, \text{R}^6, \text{R}^7$ sont identiques ou différents entre eux et correspondent à H ou à un alkyle en $\text{C}_1\text{-C}_{10}$;
- 15 - les R^4 sont identiques ou différents entre eux et correspondent à un groupement divalent hydrophile sélectionné, de préférence, parmi les groupements aminés et/ou hydroxylés aromatiques, les groupements aminés et/ou hydroxylés aromatiques et alkyles, les groupements aminés et/ou hydroxylés aromatiques et (cyclo)alkyléniques, ou les groupements aminés et/ou hydroxylés (cyclo)alkyléniques ;
- 20 ce groupement pouvant comporter des alcoxyles et/ou des (poly)éthers ;



- 25 avec R^{13} représentant un groupe amino et R^{14} représentant un $(\text{C}_1\text{-C}_4)$ alkylène ;
- le groupement divalent R^5 représentant un alkylène, de préférence CH_2 , ou un groupement répondant à la même définition que R^4 , ou

- le groupement R⁸ correspondant à un hydroxyle, à A⁴ répondant à la même définition que A¹, A², A³, à l'hydrogène ou à - NR⁹ R¹⁰ avec R⁹, R¹⁰ identiques ou différents entre eux et représentant un radical monovalent hydrophile sélectionné, de préférence, parmi les restes hydrocarbonés aminés et/ou (poly)hydroxylés et/ou alcoxylés et/ou (poly)étherifiés, ces restes étant de préférence de type (cyclo)-alkyle aralkyle, alkylaryle, (cyclo)alcényle, aralcényle, alcénylaryle, aryle ;

R⁸ étant plus préférentiellement encore un hydroxyalkyle en C₁-C₁₀, un alcoxyle en C₁-C₁₀ ou un polyol, avantageusement un saccharide hydrogéné,

- 2 - (nano)filtration de la solution aqueuse traitée à l'aide du ligand (I), sous une pression transmembranaire supérieure ou égale à 0,01 MPa, de préférence supérieure ou égale à 0,1 MPa, et plus préférentiellement encore comprise entre 0,2 et 1,0 MPa,

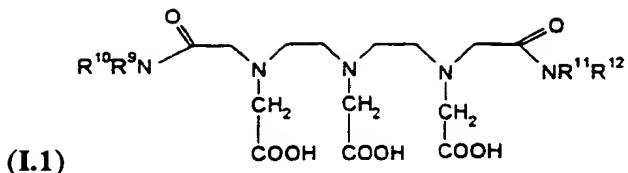
de manière à recueillir, d'une part, un rétentat enrichi en au moins une espèce de lanthanides, d'actinides ou d'autres métaux de transition, cette espèce étant celle au moins en partie complexée au ligand (I), et d'autre part, un perméat appauvri en ladite espèce ;

- 3 - éventuellement récupération des complexes ligand/espèce(s) à séparer dans le rétentat, et traitement de ces complexes à l'aide d'agent(s) de décomplexation approprié(s), de façon à recueillir, d'une part, les ligands et, d'autre part, le (ou les) espèce(s) visée(s).

2 - Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que l'on procède à une complexation sélective des ions du (ou des) métal(aux) à séparer.

25 3 - Procédé selon la revendication 1 ou 2, caractérisé en ce que l'on met en oeuvre des ligands (I) de masse moléculaire supérieure au seuil de coupure de la membrane de nanofiltration.

4 - Procédé selon la revendication 1 ou la revendication 2, caractérisé en ce que l'on met en oeuvre un ligand de formule (I.1) :



5 dans laquelle R^9 , R^{10} , R^{11} , R^{12} sont identiques ou différents entre eux et représentent chacun un radical monovalent hydrophile répondant à la même définition que celle donnée pour R^9 , R^{10} dans la revendication 1, les radicaux éthanoyle, méthoxyéthyle, sorbitoyle étant plus spécialement préférés.

10 5 - Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 4, caractérisé en ce que l'on sépare plusieurs espèces métalliques appartenant à la famille des lanthanides et/ou des actinides, cette séparation s'opérant par complexations successives des ions de chacune de ces espèces à séparer, en choisissant le ligand sélectif idoine pour chacune d'elles (étape 1) et en mettant en oeuvre, après chaque complexation, une nanofiltration (étape 2) et une décomplexation/collecte (étape 3).

15 6 - Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 5, caractérisé en ce que l'on utilise une membrane de nanofiltration réalisée à partir d'au moins un matériau choisi dans le groupe de polymères comprenant :

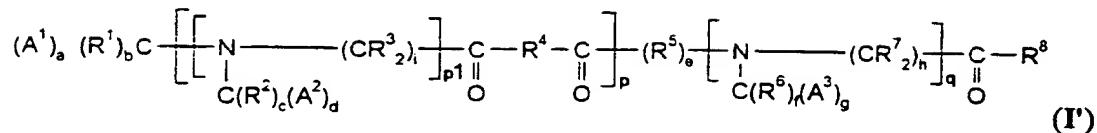
les polyaramides, les polysulfones sulfonés, les polybenzimidazolones, les polyfluorures de vinyldidène greffés ou non, les polyamides, les esters cellulosiques, les éthers cellulosiques ou les ionomères perfluorés, les associations de ces polymères et les copolymères obtenus à partir de monomères d'au moins deux de ces polymères.

20 7 - Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 6, caractérisé en ce que la membrane sélectionnée possède un seuil de coupure exprimé en g/mol qui se définit comme suit :

	100 - 5 000
de préférence	200 - 2 000
et plus préférentiellement encore	500 - 1 500

25 8 - Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 7, caractérisé en ce que l'on fixe le pH du milieu, de préférence, de la solution aqueuse constituant le milieu de complexation/séparation, entre 1 à 6.

9 - Complexant de formule (I') :



dans laquelle :

5 - a = 0 ou 1 et b = 2 ou 3 ;
 - c = 2 ou 3 et d = 0 ou 1 ;
 - p = 0 à 3, de préférence 2
 - p1 = 1 à 4, de préférence 2 ou 3
 - e = 0 ou 1,

10 - q = 1 à 4, de préférence 2 ou 3
 - f = 2 ou 3 et g = 0 ou 1
 - h et i, identiques ou différents, représentent chacun 1, 2 ou 3, de préférence 1 ou 2
 A¹, A², A³ sont identiques ou différents entre eux

15 et correspondent à un groupement acide monovalent, de préférence sélectionné dans le groupe comportant :
 - COOR, -PO₃R', -SO₃R",
 avec R, R', R" = H ou cation.
 - les R₁ sont identiques ou différents entre eux et correspondent à H,

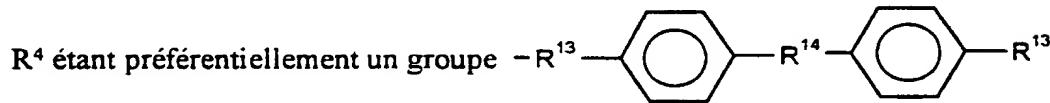
20 Δ alkyle en C₁-C₁₀ ou,
 Δ R⁹R¹⁰NC — , avec a = 0 et R⁹, R¹⁰ identiques ou différents et correspondant chacun à l'hydrogène ou à un radical monovalent hydrophile sélectionné de préférence parmi les restes hydrocarbonés aminés et/ou (poly)hydroxylés et/ou alcoxylés et/ou (poly)étherifiés, ces restes étant de préférence du type (cyclo)alkyle, aralkyle, alkylaryle, (cyclo)alcényle, aralcényle, alcénylaryle, aryle ;

R^9, R^{10} correspondant plus préférentiellement encore chacun à un hydroxyalkyle en C_1-C_{10} , un alcoxyle en C_1-C_{10} , un polyol avantageusement un saccharide hydrogéné.

- les R^2 sont identiques ou différents entre eux.
- 5 - les R^3 sont identiques ou différents entre eux.
- les R^6 sont identiques ou différents entre eux.
- les R^7 sont identiques ou différents entre eux.

R^2, R^3, R^6, R^7 sont identiques ou différents entre eux et correspondent à H ou à un alkyle en C_1-C_{10} ;

- 10 - les R^4 sont identiques ou différents entre eux et correspondent à un groupement divalent hydrophile sélectionné, de préférence, parmi les groupements aminés et/ou hydroxylés aromatiques, les groupements aminés et/ou hydroxylés aromatiques et alkyles, les groupements aminés et/ou hydroxylés aromatiques et (cyclo)alkyléniques, ou les groupements aminés et/ou hydroxylés (cyclo)alkyléniques ;
- 15 ce groupement pouvant comporter des alcoxyles et/ou des (poly)éthers ;



avec R^{13} représentant un groupe amino et R^{14} représentant un (C_1-C_4)alkylène ;

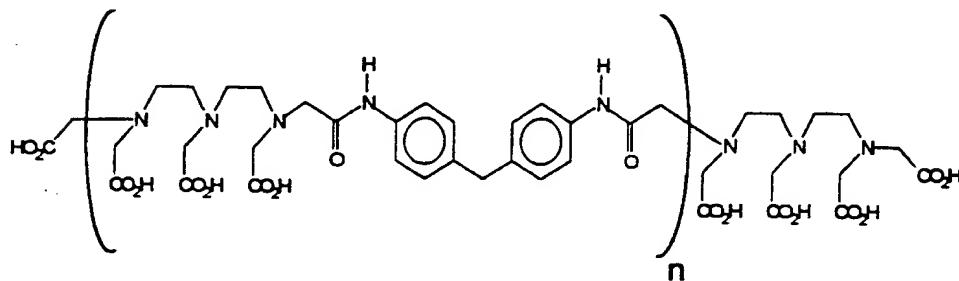
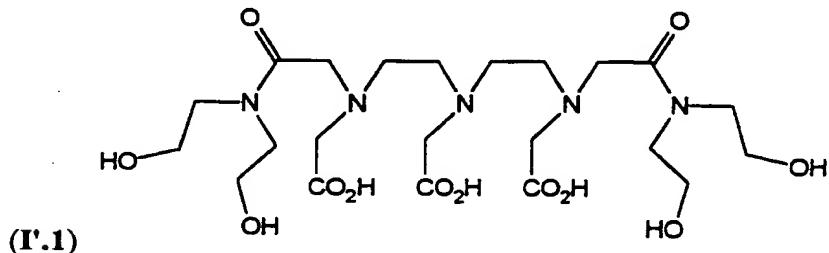
- 20 - le groupement divalent R^5 représentant un alkylène, de préférence CH_2 , ou un groupement répondant à la même définition que R^4 , ou
- le groupement R^8 correspondant à un hydroxyle, à A^4 répondant à la même définition que A^1, A^2, A^3 , à l'hydrogène ou à $-NR^9R^{10}$ avec R^9, R^{10} identiques ou différents entre eux et représentant un radical monoïdentique hydrophile sélectionné, de préférence, parmi les restes hydrocarbonés aminés et/ou (poly)hydroxylés et/ou alcoxylés et/ou (poly)étherifiés, ces restes étant de préférence de type (cyclo)-alkyle aralkyle, alkylaryle, (cyclo)alcényle, aralcényle, alcénylaryle, aryle ;

R^8 étant plus préférentiellement encore un hydroxyalkyle en C_1-C_{10} , un alcoxyde en C_1-C_{10} ou un polyol, avantageusement un saccharide hydrogéné,

à l'exclusion de l'EDTA et du DTPA.

5

10 - Complexants selon la revendication 9 de formules suivantes :



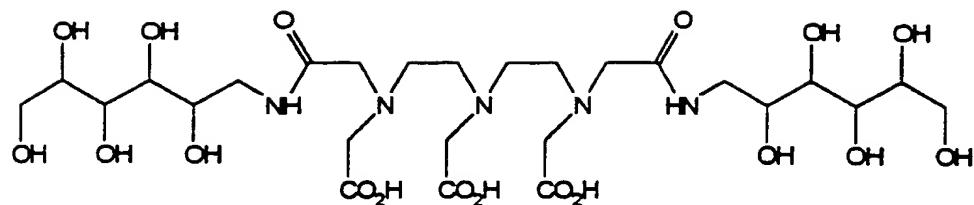
10

(I'.2)

- n compris entre 1 et 100, de préférence entre 1 et 10.

15

(I'.3)



(T'4)

5 11 - Application du procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 8, et des complexants selon les revendications 9 et 10, à la production de terres rares ou au traitement de déchets nucléaires notamment ceux issus des opérations de traitement - recyclage des combustibles nucléaires usés.

THIS PAGE BLANK (USPTO)

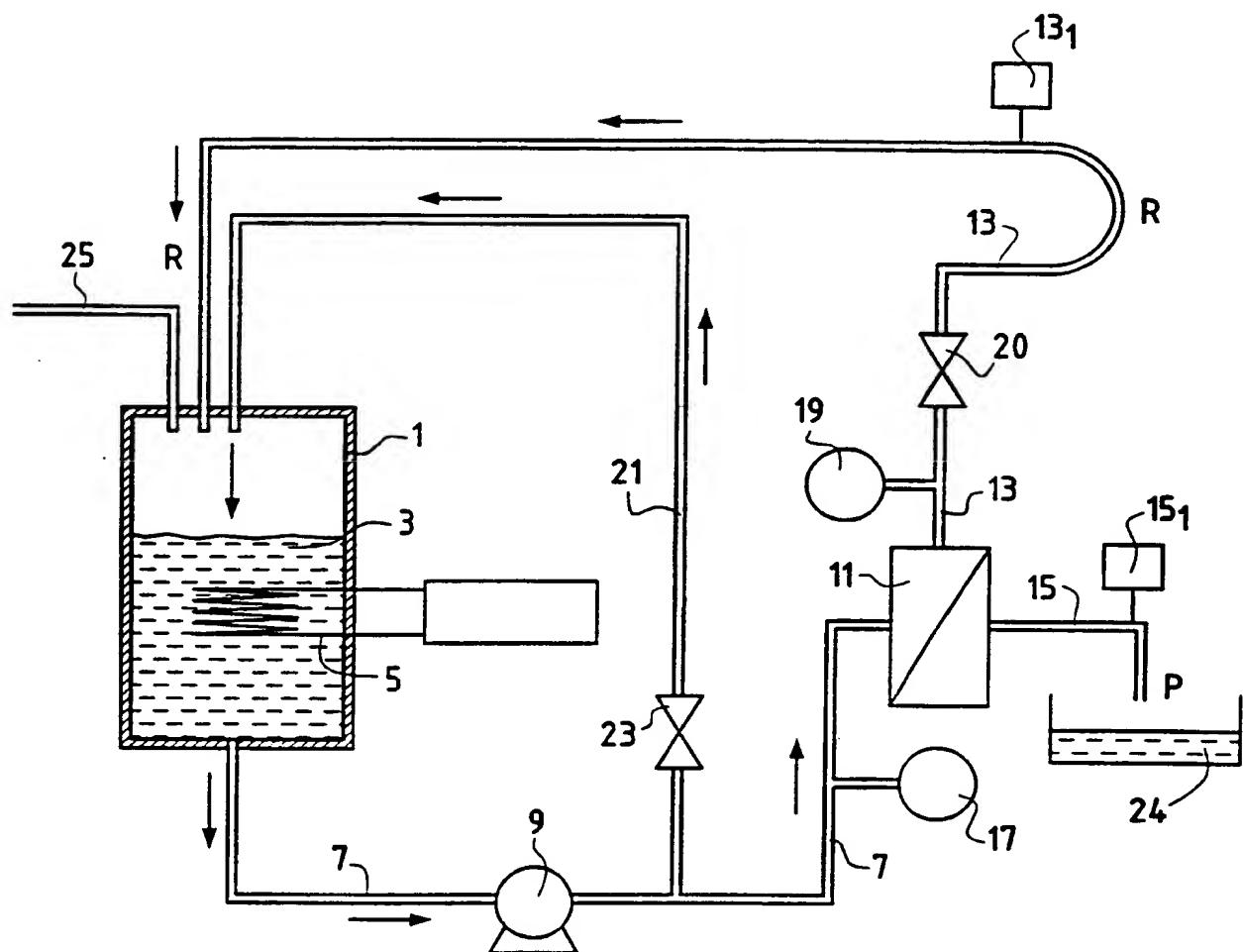


FIG.1

THIS PAGE BLANK (USPTO)

2/5

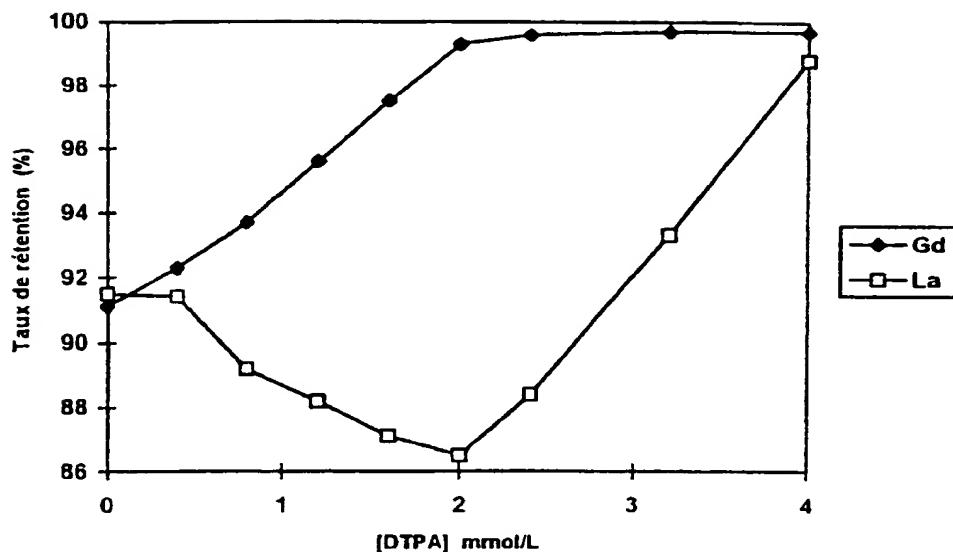


FIG.2

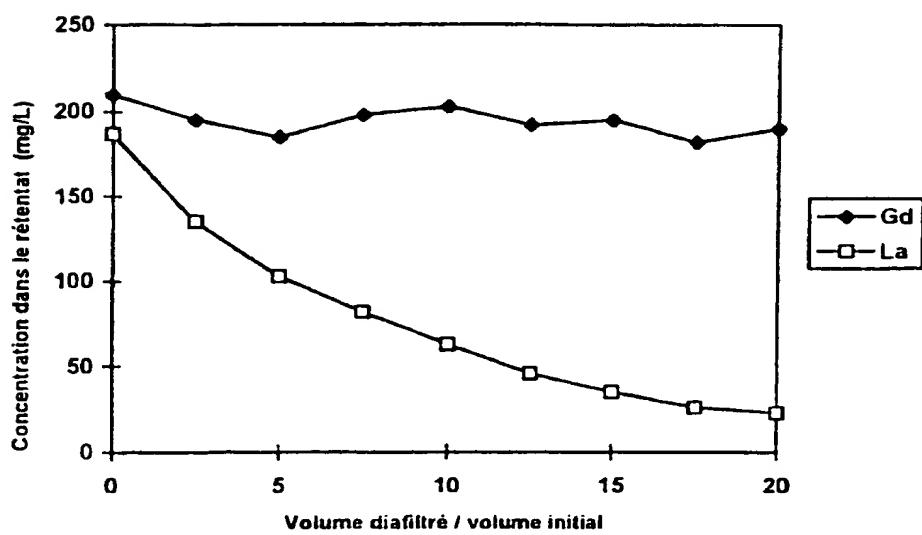


FIG.3

THIS PAGE BLANK (USPTO)

3/5

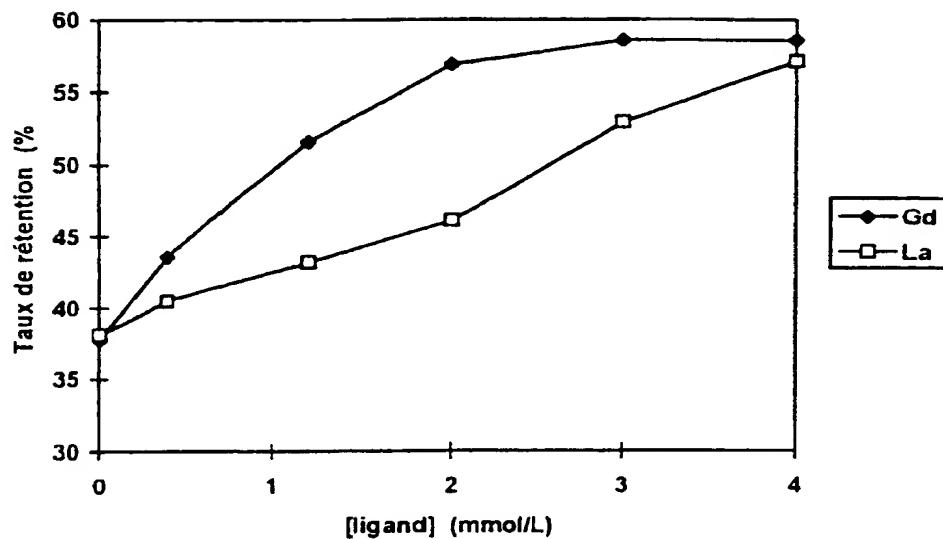


FIG.4

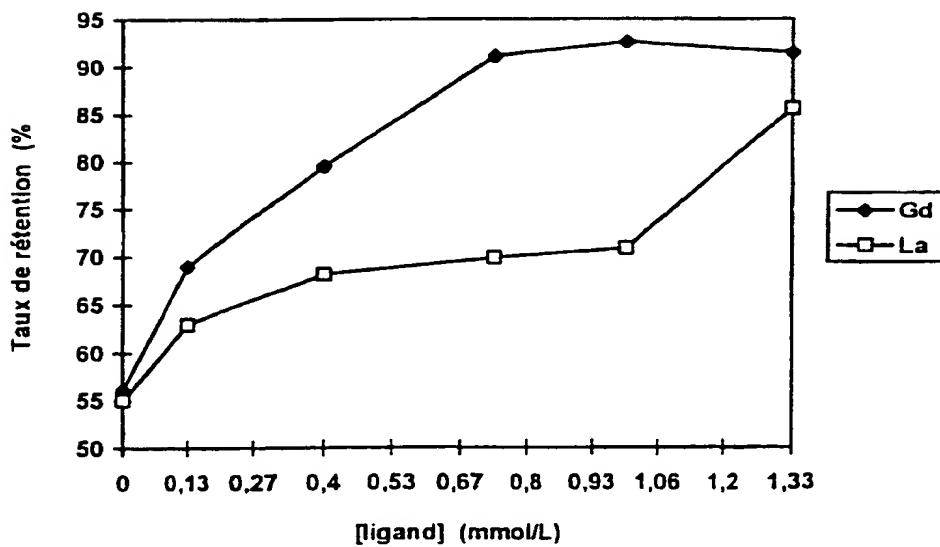


FIG.5

THIS PAGE BLANK (USPTO)

4/5

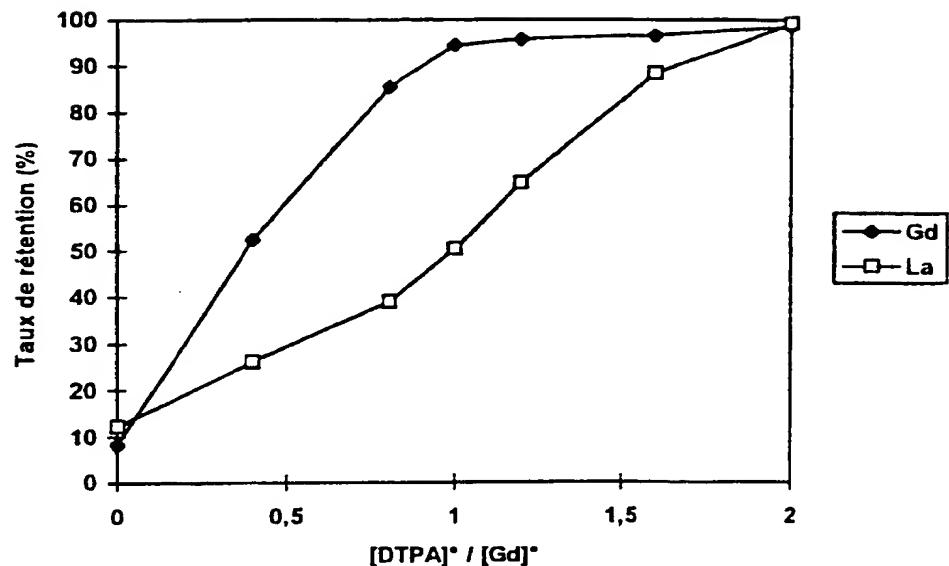


FIG.6

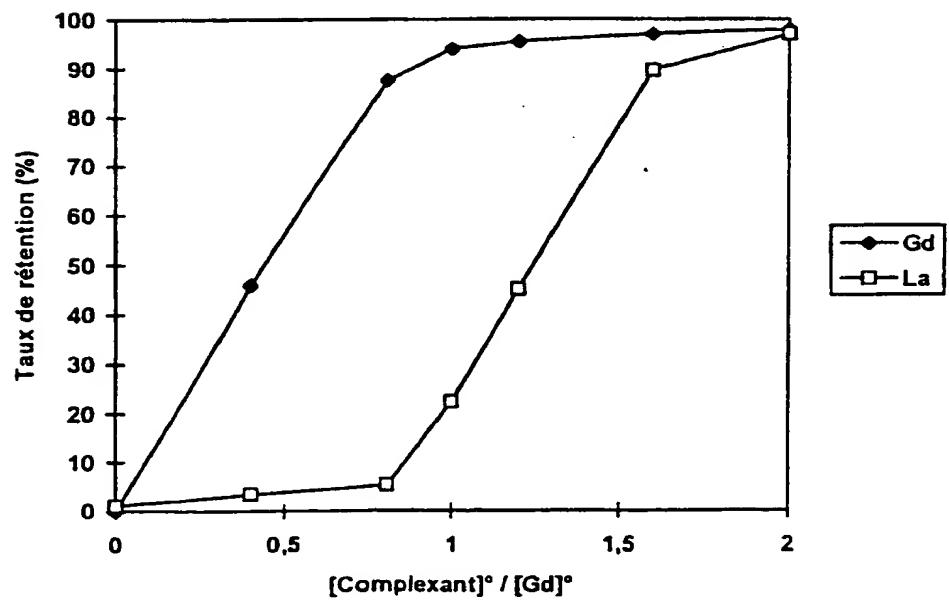


FIG.7

THIS PAGE BLANK (USPTO)

5/5

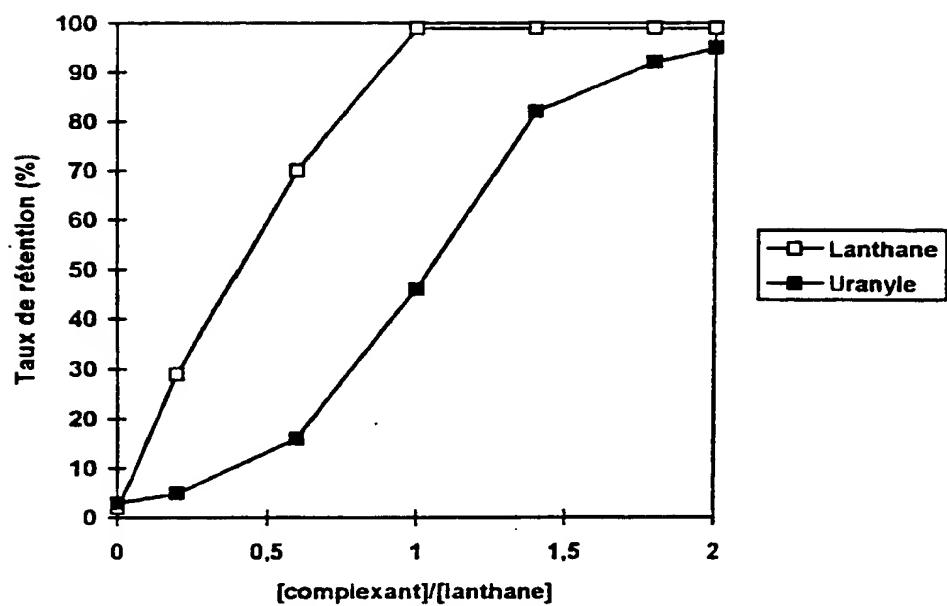


FIG.8

THIS PAGE BLANK (USPTO)

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Inte Application No
PCT/FR 00/01461

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
 IPC 7 C22B59/00 C22B60/02 C22B3/28 C07C229/16 C01G56/00
 B01D71/00 G21F9/06

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)
 IPC 7 C22B C07C C01G B01D G21F

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

WPI Data, PAJ, EP0-Internal

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
Y	FR 2 731 831 A (COMMISSARIAT ENERGIE ATOMIQUE) 20 September 1996 (1996-09-20) cited in the application. page 3, line 20 -page 4, line 7 page 6, line 7 - line 18 page 8, line 18 - line 34; figures 1-4; examples 1,13-16 ---	1-11
X	WO 98 47856 A (NYCOMED IMAGING AS) 29 October 1998 (1998-10-29)	9,10
Y	page 1, line 1 -page 2, line 9 page 4, line 18 -page 5, line 24 ---	1-8,11
Y	WO 95 27681 A (MEMBRANE PRODUCTS KIRYAT WEIZMANN LTD.) 19 October 1995 (1995-10-19) page 8, line 10 -page 9, line 14; figure 2 ---	1-3,5,6, 11
		-/-

Further documents are listed in the continuation of box C.

Patent family members are listed in annex.

* Special categories of cited documents :

- "A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- "E" earlier document but published on or after the international filing date
- "L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- "O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- "P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

"T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention

"X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone

"Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.

"&" document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

30 August 2000

Date of mailing of the international search report

06/09/2000

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5B18 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl.
Fax: (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Bombeke, M

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No

PCT/FR 00/01461

C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
Y	GB 1 193 596 A (UNITED STATES ATOMIC ENERGY COMMISSION) 3 June 1970 (1970-06-03) the whole document ---	1,2,5,11
Y	EP 0 436 579 B (NYCOMED SALUTAR INC) 4 August 1993 (1993-08-04) page 4; claims 1-9 ---	4,9,10
A	US 5 078 986 A (BOSWORTH M.E. ET AL.) 7 January 1992 (1992-01-07) claim 4 ---	9,10
A	GB 2 229 312 A (BRITISH NUCLEAR FUELS PLC) 19 September 1990 (1990-09-19) page 2, line 7 - line 9; claim 1 ---	9,11
A	FR 2 354 290 A (MITSUBISHI CHEMICAL INDUSTRIES LTD) 6 January 1978 (1978-01-06) claim 1; figures 1-4 ---	1,9,11
A	US 5 550 160 A (SMITH S.V. ET AL.) 27 August 1996 (1996-08-27) claims 1,3 -----	9,10

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

Int. Search Application No

PCT/FR 00/01461

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)		Publication date
FR 2731831	A 20-09-1996	GB 2298953	A, B	18-09-1996
		JP 8292294	A	05-11-1996
		US 5925254	A	20-07-1999
WO 9847856	A 29-10-1998	AU 6928798	A	13-11-1998
		CN 1252051	T	03-05-2000
		EP 0975580	A	02-02-2000
		NO 995058	A	15-10-1999
		PL 336208	A	05-06-2000
WO 9527681	A 19-10-1995	AU 1625895	A	19-10-1995
GB 1193596	A 03-06-1970	BE 730078	A	01-09-1969
		DE 1910863	A	09-10-1969
		FR 2004834	A	05-12-1969
		JP 48038676	B	19-11-1973
		NO 121070	B	11-01-1971
		SE 361328	B	29-10-1973
		US 3445201	A	20-05-1969
EP 436579	B 17-07-1991	AT 92342	T	15-08-1993
		AU 4317889	A	01-05-1990
		CA 1335819	A	06-06-1995
		DE 68908185	D	09-09-1993
		DE 68908185	T	25-11-1993
		DK 29991	A	21-02-1991
		WO 9003804	A	19-04-1990
		EP 0436579	A	17-07-1991
		HK 97197	A	08-08-1997
		HU 59014	A	28-04-1992
		IE 66694	B	24-01-1996
		JP 2854905	B	10-02-1999
		JP 4500964	T	20-02-1992
		NO 911227	A	26-03-1991
		NZ 230778	A	27-01-1993
		ZA 8907319	A	26-09-1990
		US 5087440	A	11-02-1992
US 5078986	A 07-01-1992	US 5387410	A	07-02-1995
		US 5407660	A	18-04-1995
GB 2229312	A 19-09-1990	NONE		
FR 2354290	A 06-01-1978	JP 1283609	C	27-09-1985
		JP 52150717	A	14-12-1977
		JP 60005654	B	13-02-1985
		NO 772020	A, B,	13-12-1977
		US 4104358	A	01-08-1978
US 5550160	A 27-08-1996	AT 189396	T	15-02-2000
		AU 4437493	A	03-02-1994
		DE 69327760	D	09-03-2000
		EP 0590766	A	06-04-1994
		EP 0955066	A	10-11-1999
		JP 7285888	A	31-10-1995
		PT 590766	T	31-07-2000
		US 5807535	A	15-09-1998

THIS PAGE BLANK (USPTO)

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Denomination internationale No

PCT/FR 00/01461

A. CLASSEMENT DE L'OBJET DE LA DEMANDE

CIB 7 C22B59/00 C22B60/02 C22B3/28 C07C229/16 C01G56/00
B01D71/00 G21F9/06

Selon la classification internationale des brevets (CIB) ou à la fois selon la classification nationale et la CIB

B. DOMAINES SUR LESQUELS LA RECHERCHE A PORTE

Documentation minimale consultée (système de classification suivi des symboles de classement)

CIB 7 C22B C07C C01G B01D G21F

Documentation consultée autre que la documentation minimale dans la mesure où ces documents relèvent des domaines sur lesquels a porté la recherche

Base de données électronique consultée au cours de la recherche internationale (nom de la base de données, et si réalisable, termes de recherche utilisés)

WPI Data, PAJ, EPO-Internal

C. DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS

Catégorie	Identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'indication des passages pertinents	no. des revendications visées
Y	FR 2 731 831 A (COMMISSARIAT ENERGIE ATOMIQUE) 20 septembre 1996 (1996-09-20) cité dans la demande page 3, ligne 20 -page 4, ligne 7 page 6, ligne 7 - ligne 18 page 8, ligne 18 - ligne 34; figures 1-4; exemples 1,13-16 ---	1-11
X	WO 98 47856 A (NYCOMED IMAGING AS) 29 octobre 1998 (1998-10-29)	9,10
Y	page 1, ligne 1 -page 2, ligne 9 page 4, ligne 18 -page 5, ligne 24 ---	1-8,11
Y	WO 95 27681 A (MEMBRANE PRODUCTS KIRYAT WEIZMANN LTD.) 19 octobre 1995 (1995-10-19) page 8, ligne 10 -page 9, ligne 14; figure 2 ---	1-3,5,6, 11
		-/-

Voir la suite du cadre C pour la fin de la liste des documents

Les documents de familles de brevets sont indiqués en annexe

^a Catégories spéciales de documents cités:

- "A" document définissant l'état général de la technique, non considéré comme particulièrement pertinent
- "E" document antérieur, mais publié à la date de dépôt international ou après cette date
- "L" document pouvant jeter un doute sur une revendication de priorité ou cité pour déterminer la date de publication d'une autre citation ou pour une raison spéciale (telle qu'indiquée)
- "O" document se référant à une divulgation orale, à un usage, à une exposition ou tous autres moyens
- "P" document publié avant la date de dépôt international, mais postérieurement à la date de priorité revendiquée

"T" document ultérieur publié après la date de dépôt international ou la date de priorité et n'appartenant pas à l'état de la technique pertinent, mais cité pour comprendre le principe ou la théorie constituant la base de l'invention

"X" document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme nouvelle ou comme impliquant une activité inventive par rapport au document considéré isolément

"Y" document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme impliquant une activité inventive lorsque le document est associé à un ou plusieurs autres documents de même nature, cette combinaison étant évidente pour une personne du métier

"8" document qui fait partie de la même famille de brevets

Date à laquelle la recherche internationale a été effectivement achevée

30 août 2000

Date d'expédition du présent rapport de recherche internationale

06/09/2000

Nom et adresse postale de l'administration chargée de la recherche internationale
Office Européen des Brevets, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl
Fax: (+31-70) 340-3016

Fonctionnaire autorisé

Bombeke, M

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Document Internationale No

PCT/FR 00/01461

C.(suite) DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS

Catégorie	Identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'indication des passages pertinents	no. des revendications visées
Y	GB 1 193 596 A (UNITED STATES ATOMIC ENERGY COMMISSION) 3 juin 1970 (1970-06-03) le document en entier ---	1,2,5,11
Y	EP 0 436 579 B (NYCOMED SALUTAR INC) 4 août 1993 (1993-08-04) page 4; revendications 1-9 ---	4,9,10
A	US 5 078 986 A (BOSWORTH M.E. ET AL.) 7 janvier 1992 (1992-01-07) revendication 4 ---	9,10
A	GB 2 229 312 A (BRITISH NUCLEAR FUELS PLC) 19 septembre 1990 (1990-09-19) page 2, ligne 7 - ligne 9; revendication 1 ---	9,11
A	FR 2 354 290 A (MITSUBISHI CHEMICAL INDUSTRIES LTD) 6 janvier 1978 (1978-01-06) revendication 1; figures 1-4 ---	1,9,11
A	US 5 550 160 A (SMITH S.V. ET AL.) 27 août 1996 (1996-08-27) revendications 1,3 -----	9,10

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Renseignements relatifs aux membres de familles de brevets

Der le Internationale No

PCT/FR 00/01461

Document brevet cité au rapport de recherche	Date de publication	Membre(s) de la famille de brevet(s)			Date de publication
FR 2731831	A 20-09-1996	GB JP US	2298953 8292294 5925254	A, B A A	18-09-1996 05-11-1996 20-07-1999
WO 9847856	A 29-10-1998	AU CN EP NO PL	6928798 1252051 0975580 995058 336208	A T A A A	13-11-1998 03-05-2000 02-02-2000 15-10-1999 05-06-2000
WO 9527681	A 19-10-1995	AU	1625895	A	19-10-1995
GB 1193596	A 03-06-1970	BE DE FR JP NO SE US	730078 1910863 2004834 48038676 121070 361328 3445201	A A A B B B A	01-09-1969 09-10-1969 05-12-1969 19-11-1973 11-01-1971 29-10-1973 20-05-1969
EP 436579	B 17-07-1991	AT AU CA DE DE DK WO EP HK HU IE JP JP NO NZ ZA US	92342 4317889 1335819 68908185 68908185 29991 9003804 0436579 97197 59014 66694 2854905 4500964 911227 230778 8907319 5087440	T A A D T A A A A A B A T A A A A	15-08-1993 01-05-1990 06-06-1995 09-09-1993 25-11-1993 21-02-1991 19-04-1990 17-07-1991 08-08-1997 28-04-1992 24-01-1996 10-02-1999 20-02-1992 26-03-1991 27-01-1993 26-09-1990 11-02-1992
US 5078986	A 07-01-1992	US US	5387410 5407660	A A	07-02-1995 18-04-1995
GB 2229312	A 19-09-1990	AUCUN			
FR 2354290	A 06-01-1978	JP JP JP NO US	1283609 52150717 60005654 772020 4104358	C A B A, B, A	27-09-1985 14-12-1977 13-02-1985 13-12-1977 01-08-1978
US 5550160	A 27-08-1996	AT AU DE EP EP JP PT US	189396 4437493 69327760 0590766 0955066 7285888 590766 5807535	T A D A A A T A	15-02-2000 03-02-1994 09-03-2000 06-04-1994 10-11-1999 31-10-1995 31-07-2000 15-09-1998

THIS PAGE BLANK (USPTO)